INSTITUTO DE PESQUISAS ENERGÉTICAS E NUCLEARES

SECRETARIA DA INDÚSTRIA, COMÉRCIO, CIÊNCIA E TECNOLOGIA AUTARQUIA ASSOCIADA À UNIVERSIDADE DE SÃO PAULO

ESTUDO TERMOHIDRÁULICO DE UM ELEMENTO COMBUSTÍVEL TIPO MTR VISANDO À CONSTRUÇÃO DE UM DISPOSITIVO DE IRRADIAÇÃO

HÉLIO BOEMER DE OLIVEIRA CORAGEM

Dissertação apresentada ao instituto de Pesquisas Energéticas e Nucleares como parte dos requisitos para obtenção do grau de "Mastre - Área Tecnologia Nuclear".

Orientador: Dr. Georgi Lucki

i43.4:

4

São Paulo 1980

INSTITUTO DE PESQUISAS ENERGÉTICAS E NUCLEARES

Secretaria da Indústria, Comércio, Ciência e Tecnologia Attarquia Associada a Universidade de São Paulo

ESTUDO TERMOHIDRÁULICO DE UM ELEMENTO COMBUSTÍVEL TIPO MTR. VISANDO À CONS-TRUÇÃO DE UM DISPOSITIVO DE IRRADIAÇÃO

Hélio Boemer de Oliveira Coragem

Dissertação apresentada do Instituto de Pesquisas Energéticos e Nucleores como parte dos requisitos para obtenção do grad de

"Mestre – Área Tecnologia Nuchar"



ł

/

LIVRO

São Paulo

1980

INFRITUIC PARTICULARS OF FINE SENUCICARES

À

_...

۶

minha esposa e filhos

AGRADECIMENTOS

Agradeço a todos que, direta ou indiretame<u>n</u> te, colaboraram na execução deste trabalho. Em particular, agradeço às seguintes pessoas e instituição:

.Prof. Dr. Georgi Lucki, pela orientação na realização de<u>s</u> te trabalho.

 ∇

Prof. Joel Alvarenga de Sousa, Cerente do COURP-AOMRP, p<u>e</u> lo apoio recebido.

Sr. Superintendente do Instituto de Pesquisas Energéticas e Nucleares pela oportunidade de realizar o presente trabalho.

À minha esposa Eleni Maria Marinângelo Coragem, pelo in centivo recebido e trabalho de datilografia.

ESTUDO TERMOHIDRÁULICO DE UM ELEMENTO COMBUSTÍVEL TIPO MIR VISANDO À CONSTRUÇÃO DE UM DISPOSITIVO DE IRRADIAÇÃO

RESUMO

Este trabalho apresenta o estudo termohidráulico de um elemento combustível tipo MTR como requisito básico para se desenvolver o projeto de um dispositivo de irradiação para testes de elementos combustíveis.

Desenvolveu-se para este fim o programa de computador"THERMO" que faz todos es cálculos termohidráulicos simulando diversas condições de refrigeração e potência no elemento combustível.

Utilizando-se termopares para medidas de temperatura do fluido refrigerante através do caroço do reator TEAR-I, obtiveram-se alguns dados experimentais que foram comparados com a teoria utilizada neste estudo. Fez-se também um esboço do projeto de um

dispositivo de innadiação e do seu sístema de segunança.

ABSTRACT

THERMOHYDRAULIC STUDY OF A MATR FUEL ELEMENT AI MED AT THE CON-STRUCTION OF AN I RRADIATION FACILITY

A thermohydraulic study of a MTR fuel element is presented as a basic requirement for the development of an irradiation facility for testing fuel elements.

A computer code named "THERMO" has been developed for this purpose, which can simulate different working conditions, such as, cooling, power levels and neutron flux, performing all pertinent thermohydraulic calculations.

Thermocouples were used to measure the temperature gra dients of the cooling fluid throughout the IEAR-I reactor core.All experimental data are in good agreement with the theoretical model applied in this work.

Finally a draft of the proposed facility and its safety system is presented.

INDICE

. ._

__.

I

Introdução	Т
t- Descrição do TEAR-1	3
[.]- Piscina do reator	6
1.2- Caroço do reator	8
1.3- Características de funcionamento	11
1.4- Elementos combustíveis e refletores	11
1.4.1- Elementos combustíveis normais	11
1.4.2- Elementos combustíveis de controle	14
1.4.2- Refletores	14
1.5- Sistema de refrigeração do reator	16
1.5.1- Circuito primário	18
1.5.2- Circuito secundário	19
1.6- Instrumentação e controle do reator	20
2- Cálculo termohidráulico e caracterização do sistema	
estudado	21
2.1- Distribuição da temperatura no refrigerante ao	
longo de um elemento combustíve!	21
2.2- Geração de calor no combustível	24
2.2.1- Energia liberada na fissão	24
2.2.2- Geração volumétrica de calor no combustível	26
2.3- Distribuição de potência produzida em um elemen-	
to combustivel	27
2.4- Fator de fluxo	31
2.5- Estudo de um canal de refrigeração	36
2.6- Efeito do número de Reynolds na transmissão de	
calor, no escoamento plenamente estabelecido	3 9

.

1

	pag.
2.7- Cálculo do temperatura na superfície da placa	
combustivel	4 4
2.8- Cálculo da temperatura de ebulição ao longo do	
canal	47
2.8.1- Cálculo da temperatura de saturação da á-	
9wa	47
2.8.2- Cálculo da temperatura de sobreaguecimento	49
2.9- Método de cálculo	51
2.9.1- Cálculo do ponto mais quente	51
3- Descrição do dispositivo de innadiação e seu sis-	
tema de segurança	53
3.1- Dispositivo de irradiação	53
3.1.1- Câmara de irradiação	53
3.1.2- Tubuloção	55
3.1.3- Tanque de detecção	55
3.1.4- Conjunto motor-bomba	58
3.1.5- Válvula para regular a vazão	58
3.1.6- Medidor de vazão da água	58
3.1.7- Medição de temperaturo	58
3.1.8- Detector de radiações	59
3.2- Sistema de segunança	59
Apêndice A- Comportamento da pressão dentro do canal	
refrigerante	63
Apéndice 6- Constantes físicas da água	68
Apêndice C- Programa "THERMO", tabelas e gráficos das	
temperaturas ao longo de um canal de re~	
frigeração	69
Apendice D- Comprimentos, seccoes e diâmetros hidrau-	F
licos de um elemente combustivel normal .	102

	pág.
Apêndice E- Dados experimentais: medidas de tempe-	
do caroço do reator	103
Conclusão	106
Bibliografia	107

_

LISTA DAS TABELAS

.

A

··· __ _ ··· _ ··-

l- Distribuição aproximada da energia da fissão	25
C- Tabelas da distribuição das temperaturas ao longo	
de um canal.	
$C_{-1} = 5 \times 10^{12} \text{ n/cm}^2 \text{ s}$	75
$C-2 \phi = 12,5 \times 10^{12} \text{ n/cm}^2 \text{ s}$	81
$C-3 = 25 \times 10^{12} \text{ n/cm}^2 \text{ s}$	87

LISTA DAS FIGURAS E GRÁFICOS

1.1-	Vista isométrica	4
1.2-	Vista isométrica	5
1.3-	Vista de topo da píscina	7
1.4-	Configuração atual	9
F.5-	Vista do caroço do IEAR-I	10
1.6-	Elemento combustível	!2
1.7-	Elemento combustível de controle	15
1.8-	Fluxograma esquemático do sistema de refrigera-	
	ção do reator IEAR-I	17

.

	pág.
2.1a- Canal refrigerante	22
2.16- Variações longitudinais das temperaturas do re-	
frigerante e superfície do combustível	22
2.2- Distribuição do fluxo de neutrons térmicos à 2MW	28
2.3- Distribuição do fluxo de neutrons em um reator	
com refletor	29
2.4- Sistema de orientação adotado	29
2.5- Distribuição do fluxo axial de neutrons térmicos	34
2.6- Reláção entre o fluxo de neutrons e o fluxo ca-	
lorífico	35
2.7- Elemento combustivel	37
2.8a- Perfil de velocidades	41
2.86- Distribuição de velocidades e variação da con-	
dutância por unidade de área perto da entrada	
de um tubo, no caso de um fluido em escoamento	
turbulento	41
2.9- Coeficiente de película	42
2.10- Propriedades da água	45
2.11- Temperatura de saturação da água	48
2.12- Temperatura de sobreaquecimento	50
3.1- "Loop" de água - Diagrama esquemático	54
3.2- Ante-projeto da câmara de irradiação	56
3.3- Localização da câmara de irradiação na placa ma-	
triz	57
3.4- Sistema de segurança do dispositivo	61
A-I Pressão hidrostática sobre um elemento combustí-	
vel situado na placa matriz	66
A-2 Tipos de perda de carga devido à mudança da área	
de escommento	66

Į٨,

	pág.
A-3 Perda de carga ao longo do canal refrigerante	67
C- Gráficos da distribuição das temperaturas ao longo	
de um canal.	
$C_{-1} = 5 \times 10^{12} \text{ n/cm}^2 \text{ s}$	93
12 . 2	
$C-2 \phi = 12,5 \times 10^{12} \text{ n/cm}^{-3} \text{ s}$	96
$a = b = a = a = \frac{12}{2} + \frac{2}{2}$	
$C-3 = 25 \times 10$ n/cm s	99
E-I Distribuição da temperatura da água através do	
caroço do reator	105

ν

. __ ...

<u>INTRODUÇÃO</u>

Cogita-sela muito tempo a fabricação de elementos combustíveis no Centro de Netalurgia Nuclear do Instituto de Pesquisas Energéticas e Nucleares, para uso no reator nuclear (EAR-1.

Ł

Esses elementos seriam do tipo MTR (Material Testing Reactor) feitos com uranio enriquecido e encamisados em alumínio.

Antes de serem utilizados normalmente, eles passam por uma série de testes de controle de qualidade em condições estáticas, não se tendo uma idéia do seu comportamento durante uma irradiação no caroço do reator.

Para sabermos com certeza o que se passa com um elemento combustível durante uma irradiação, deveríamos ter um dispositivo que simulasse as condições reais de funcionamento assim como, condições adversas que raramente acontecem.

Este trabalho propõe dar uma idéia, do ponto de vista teórico, do que se passa com um elemento combustível guando em funcionamento.

Para isto foi desenvolvido neste trabalho um estudo termohidráulico do elemento combustível do IEAR-I e o ante-projeto de um "loop" de água para testes desse tipo.

O estudo termohidráulico é necessário para se determinar com uma boa margem de segurança, a vazão do fluido refrigerante através do elemento combustível, sem que haja o perigo de fusão do mesmo. O "loop" de água permitirá a irradiação de elementos combustíveis ou parte deles com toda segurança, sendo possível detectar qualquer anomalia.

A primeira parte do trabalho faz uma descrição do reator IEAR-I onde será desenvolvido este projeto.

A segunda parte caracteriza o sistema estudado, ou seja, um elemento combustível tipo MTR de placas planas paralelos e fornece algumas noções de cálculos termohidráulicos. Segundo essa teoria podemos calcular a vazão mínima necessária para refrigerar um elemento combustível em diversas condições de operação do reator.

A terceira parte deste trabalho apresenta um ante-projeto do dispositivo de irradiação tipo "loop" de água e o seu sistema de segurança, cujo projeto final será desenvolvido em trabalhos posteriores.

Os apêndices apresentam diversos itens que foram úteis durante a realização deste trabalho, assim como alguns resultados de medidas experimentais de temperaturas da água através do caroço do reator e sua comparação com a teoria.

I- DESCRIÇÃO DO 1EAR-I

O lEAR-1 é um reator de pesquisa que utiliza água leve como blindagem, moderador e fluido refrigerante. (fig. 1.1 e fig. 1.2).

A sua finalidade é a do estudo de física de reatores, efeitos da radiação em materiais, engenharia de reatores, produção de radioisótopos com aplicação nas pesquisas biológicas, médicas e industriais, assim como o treinamento de possoal especializado.

Por ser do tipo piscina o IEAR-I possui grande flexibilidade de operação e fácil acesso ao caroço. Entende-se por caroço, ou núcleo do reator, o conjunto de clementos combustíveis, sustentados por uma placa matriz (fig. 1.5).

Em reatores do tipo piscina o fluxo de neutrons térmicos é relativamente alto (10¹³ neutrons/cm².s), havendo geração de calor em um pequeno volume, restrito ao caroço do reator. Esse calor é retirado do caroço por meio da convecção, natural ou forçada, da água que atua como fluido refrigerante.

Em reatores de posquisa, por ser a geração de calor um meio e não um fim, ao contrário dos grandes reatores de potência, não é necessário escolher materiais que suportem altas pressões e temperaturas e sim obter uma boa refrigeração dos elementos combustíveis, evitando-se desta forma qualquer dano que possa ocorrer com os mesmos.





Fig. | 2 Visto Isometrico

I.I PISCINA DO REATOR

Esta piscina, revestida de aço inoxidável (tipo AISI-304) contém um volume de 272 m³, tem uma profundidade de 10m e está dividida em dois compartimentos: compartimento de operação e compartimento de armazenagem. (Fig. 1.3).

No compartimento de operação existem duas posições de se operar o reator.

Na posição "A", o reator opera em potências que vão até 200 KW utilizando-se para refrigeração somente a convecção natural, e potências de 200 KW à 2000 KW utilizando-se da refrigeração por meio de convecção forçada.

Vesta posição o caroço está cercado por tubos colimadores para a obtenção de feixes de neutrons na parte externa do reator, e está sobre a saída de água do circuito de refrigeração.

Na posição "B",o caroço está em frente à coluna térmica de grafite e outros dois tubos colimadores. Nesta posição, o reator pode operar até uma potência de 200 KW e é refrigorado por convecção natural.

O caroço do reator pode ser movimentado para a posição "C" quando for necessário o esvaziamento do compartimento de operação para manutenção ou reformas, já que os dois compartimentos podem ser separados por uma comporta estanque.



Fig 1.3 - Viste de Topo de Piscina

INSTITUTO OF PEROU FAST THE ST NUCLEARES

1.2 CAROÇO DO REATOR

O caroço do reator [EAR-1 nas condições atuais de funcionamento é constituído por um arranjo de 25 elementos combustíveis, sendo 21 elementos normais e 4 elementos de controle. (Fig. 1.4).

Cada elemento combustível é composto de placas feitas de uma liga de urânio e alumínio, totalmente revestidos por uma camada de alumínio puro, sem menhum tratamento, que evita o escape dos produtos de fissão, e mantém a necessária rigidez estrutural.

Utiliza-se no reator dois tipos de elementos combustíveis normal e o elemento combustível de controle. A diferença fundamental é que este último possui um número de placas inferior ao do elemento combustível normal, para dar lugar à introdução da barra absorvedora de neutrons, feita de carbeto de boro revestida de aço inoxidável, que possibilita o controle de reação nuclear em cadeia que se desenvolve no caroço.

A estrutura de sustentação do caroço é constituída por uma placa matriz, situada a 7,5 m de profundidade, com 80 furos (8x10) que servem para suportar e fixar os elementos combustíveis, refletores e elementos de irradiação. (Fig. 1.5).

Esta placa matriz é sustentada por uma treliça de alumínio, a qual por sua vez, é fixada em uma plataforma rolante acima da superfície da piscina, podendo portanto ser movimentada ao longo do comprimento da piscina.



h

יי וי .|

4

-

۰,

ș.

. •



í

Fig.1.5 Vista do caroço do TEAR-L

10

Nesta plataforma estão os mecanismos de acionamento das barras de controle (1) e segurança (3) do reator, o pré-amplificador do sistema de detecção neutrônico, sensores da temperatura da água da piscina, e botoeira de"scram" (desligamento do reator). De cima desta plataforma são feitos todos os carregamentos de amostras, a inspeção visual dos elementos combustíveis antes da entrada em operação do reator e a movimentação (reposicionamento) dos elementos combustíveis para compensar o "burnup" (depleção) do U-235.

1.3 CARACTERÍSTICAS DE FUNCIONAMENTO /21/

a) Densidade média de potência- 18,8 w/cm³
b) Potência específica média- 0,4 kw/g de U-235
c) Potência de regime- 2000kw
d) Fluxo térmico médio- 5,9x10¹²n/cm².s
e) Fluxo térmico máximo- 1,28x10¹³n/cm².s
f) Fluxo rápido máximo- 6,46x10¹³n/cm².s
g) Coeficiente de temperatura- 7x10⁻⁴ k/k^QC

1.4 ELEMENTOS COMBUSTÍVEIS E REFLETORES

1.4.1 Elementos combustíveis normais

Os elementos combustíveis do TEAR-I foram fabricados pela UNITED NUCLEAR CORPORATION /25/, sendo do tipo MTR (Material testing Reactor), compostos de 18 placas planas e paralelas. (Fig. 1.6).





Estas placas são montadas mecanicamente num estojo constituído de:

- um suporte de fixação do estojo, usinado e aberto em sua parte superior.

- dois suportes verticais, com canais nas faces interiores, destinados a receber as placas.

As placas e o estojo são ligados por pontos de soldas nos cantos das extremidades superiores e no centro da borda inferior das placas exteriores. As placas combustíveis são encaixadas nos canais.

As placas são fabricadas em forma de sanduiche, tendo na regiao central uma liga de urânio e alumínio de espessura 0,51mm possuindo 45% em peso de urânio. Este urânio é enriquecido a 93% em U-235.

As camisas de alumínio que envolvem as placas possuem 0,51mm de espessura em cada lado, sendo portanto 1,53mm a espessura da placa. A quantidade de U-235 por placa é em média, 10,3 gramas, sendo a largura ativa e comprimento ativo entre 59,2 e 65,4 mm e entre 586 e 610 mm, respectivamente.

O estojo do elemento combustivel padrão possui em torno de 80 x 76,1 mm² de secção reta e 873,13 mm de comprimento.

Outros dados numéricos são:

- Distância entre as placas- 2,9 mm
- Espaço médio entre os elementos- 1,0 mm
- Peso de U-235 por elemento- 185 g em media
- Peso de um elemento- 5,2 kg

O número de elementos combustíveis necessários para a operação do reator depende principalmente do material usado como refletor e das condições experimentais. No IEAR-1, atualmente utiliza-se uma configuração com 25 elementos combustíveis. O caroço pode ser envolvido por todos os lados com água leve ou elementos de grafite inseridos no perímetro do mesmo.

1.4.2 Elementos Combustíveis de Controle

Os elementos são formados de 2 conjuntos de 4 e 5 placas ativas separadas por um canal destinado a deixar passar a barra de controle. Esse canal substitui aproximadamente a metade das placas combustíveis.

O canal é terminado em sua parte superior por dois segmentos de presilhas circulares fixas por solda destinadas a assegurar a conexão com o tubo guia da barra de controle, (Fig. 1.7).

Outros dados numéricos são:

- Distância entre a placa e o tubo guia- 2,9 mm
- Distância entre duas placas- 2,9 mm
- Peso em U-205 por elemento- 92,7 g
- Secção do tubo guia- 26,5 mm x 66,6 mm
- Especsura da placa do canal- 3,0 mm

1.4.3 Refletores

Os elementos refletores consistem de blocos de grafite encamisados em alumínio com 80 mm x 76,1 mm de secção reta e 1067 mm de comprimento.





Os elementos de grafite são colocados ao redor do careço na placa matriz, permitindo uma grande economia de neutrons por reflexão dos mesmos, crigindo assim uma massa crítica menor.

Existe um suporte na extremidade superior de tal forma a permitir o uso da haste de manuseio dos elementos combustíveis para posicionamento dos refletores na placa matriz.

1.5 SISTEMA DE REFRIGERAÇÃO DO REATOR

Este sistema que divide-se em dois circuitos, primário e secundário, tem como função remover a energia térmica gerada no caroço por fissões nucleares nos elementos combustíveis, e dissipá-la na atmosfera.

Isto é realizado pela circulação forçada da água da piscina entre as placas dos elementos combustíveis e suas portes lateriais, sendo o fluxo de água dirigido do topo pora a extremidade inferior dos elementos. Por meio da utilização de trocadores de calor e torres de refrigeração, esta energia é dissipada na atmosfera. (Fig. 1.8).

Ouchdo o rector opera em potências infeniores a 200 kw, a refrigeração pode ser feita unicamente por convecção natural.



e grat e se t e e e

:

ς Ι

17

1.5.1 Circuito Primário

Este circuito fechado de circulação de água é o responsável pelo refrigeração forçada do caroço do reator, estando em contato direto com o mesmo.

A água que atravessa os elementos combustíveis no sentido descendente é succionada por uma bomba, passa por um tanque de decaimento, por um trocador de calor e retorna novamente à piscina por meio de um difusor colocado no fundo da mesma.

O circuito primário possui duas bombas com a capacidade de 890 m³/h e que podem funcionar independentemente ou em paralelo.

Entre as bembas e o motor existem um volante cujo momento de inércia é de 29 kgf.m, suficiente para que no caso de falta de energia elétrica, a vazão de cada uma das bombas passe de 636 m³/h para 62,4 m³/h, num período de 80 segundos.

Este tempo é suficiente para que a potência do reator caia de seu valor máximo para um nível de potência inferior e 200 kw, onde a refrigeração do caroço posse ser realizada por convecção natural. Em máxima potência (10 Kw) as duas bombas estarão funcionando em paratelo com uma vazão total de 1306,8 m³/h.

O tanque de decaimento tem por finalidade, reter a água de refrigeração forçada que sai de caroço do reator por um tempo suficiente para que haja o decaimento do nitrogênio-16, formado pela reação do oxigênio com neutrons répidos: $\frac{16}{0}(n,p)^{16}$ %. O tempo de permanência da água de refrigeração, para a vazão máxima de 1306,8 m³/h é de 74 segundos, equivalente a 10 vezes a meia vida do N-16, tempo suficiente para reduzir os riscos da radiação.

Os trocadores de calor são responsáveis pela transferência da energia térmica do circuito primário para o circuito secundário durante a refrigeração do caroço por circulação forçada e possuem uma capacidade de troca térmica de 5 Mw. A água do circuito primário recebe um tratamento desmineralizante e desionizante sendo continuamente retratada.

1.5.2 Circuito Secundário

Este circuito é composto por dois sistemas independentes mas que podem ser interligados. A função deste circuito é remover a energia térmica do circuito primário, através dos trocadores de calor, liberando-a na atmosfera por meio das torres de refrigeração.

O circuito secundário possui duas bombas com a vazão de 570 m³/h, que fazem com que a água depois de passar pelos trocadores de calor, atinja as torres de refrigeração.

As torres de refrigeração em número de duaş, com dois ventiladores em cada, tem a capacidade de troca térmica de 5 Mw. Cada uma delas pode receber uma vazão de 500 m³/h de água do circuito secundário. A água do circuito secundário é a de abastecimento comum da rede local, tratada com fungicidas e anti-incrustrantes.

1.6 INSTRUMENTAÇÃO E CONTROLE DO REATOR

As informações referentes ao fluxo neutrônico e reação em cadeia são fornecidos pelos detetores instalados no caroço.

Os canais "wide-range" (faixa larga) e "safety nº1" (segurança nº1) recebem os sinais de uma câmara de fissão, o canal linear, por onde se faz o controle automático da potência, recebe os canais "safety nº2" e "safety nº3" recebem os sinais de duas outras câmaras de ionização não compensadas.

Além do sistema de controle do reator, existem diversos instrumentos auxiliares que permitem a centralização de todas as operações e a visualização de todas as condições operacionais, tais como informações sobre a temperatura da água dos circuitos de refrigeração primário e secundário em diversos pontos, informações sobre os níveis de radiação, vazão etc.

Existem ainda alarmes de alerta para se corrigir anormalidades e outros ligados diretamente ao circuito de "scram" (desligamento) do reator. Esse sistema atua diretamente nos circuitos magnéticos que sustentam as barras de segurança do reator, fazendo com que na presença de anormalidades estes circuitos sejam interrompidos e as barras de segurança caiam por gravidade, sendo rapidamente inseridas no caroço ocasionando uma introdução brusca de reatividade negativa e consequentemente o desligamento do reator, "scram". 2- CÁLCULO TERMONIDRÁULICO E CARACTERIZAÇÃO DO SISTEMA ESTUDADO

Do estudo da térmica de reatores /9/, sabemos que um dos fatores principais que limitam a potência térmica gerada no caroço, é o material utilizado como encamizamento do combustível.

Em um reator de pesquisas tipo piscina, utilizando elementos combustíveis tipo MTR, sabemos que a presença da ebulição é um fato indesejável, pois isto faz com que piore o coeficiente de transmissão de calor, causando um superaquecimento nas placas dos elementos combustíveis podendo ocasionar uma ruptura no encamisamento, a liberação de produtos de fissão no fluido refrigerante e a contaminação do meio ambiente.

Devemos portanto manter a temperatura do fluido refrigerante abaixo da temperatura de ebulição.

2.1 DISTRIBUIÇÃO DA TEMPERATURA NO REFRI-GERANTE AO LONGO DE UM ELEMENTO COMBUSTÍVEL.

Vamos considerar um canal (Fig. 2.1a) por onde passa o fluxo refrigerante removendo o calor gerado pelo combustível. A quantidade de calor por unidade de tempo, transferida para o fluido num comprimento elementar "dz" do canal será:



.



Fig 2.1 b - voriações longitudinais das temperaturas da refrigerante e superfície da combustivel

 $\mathbf{22}$

$$dq(z) = mC_{n}dt \qquad (eq. 2.1)$$

onde:

ḿ = vazão em unidades de massa. C_p = calor específico dt = variação de temperatura do fluido no intervalo dz.

Para um regime permanente, admite-se, para simplificação dos cálculos, que o fluxo calorífico é normal ao fluxo do fluido e que a condução de calor no sólido, paralelamente ao fluxo refrigerante é desprezível. Temos uma boa aproximação desde que dt/dz \ll dt/dn, n \perp eixo z. Admite-se igualmente que as secções transversais mantém-se constantes ao longo do eixo z. Sendo q'''(z) a geração térmica volumétrica no plano xy ao longo do eixo z igual à média dos valores existentes nesta secção do elemento, pode-se mostrar que a distribuição longitudinal da temperatura média do fluido refrigerante (T_a) é dada por:

$$T_{a} = T_{0} + \frac{A_{d}}{V A_{c} C_{p} \rho} \int_{0}^{z} q'''(z) dz$$

(eq. 2.2)

onde:

 T_0 = Temperatura de entrada do fluido P = densidade do fluido A_d = secção transversal do sólido A_c = secção transversal do canal C_p = calor específico do fluido V = velocidade média do fluido no canal

2.2 GERAÇÃO DE CALOR NO COMBUSTÍVEL

2.2.1 Energia liberada na fissão /7/

A energia resultante da fissão em reatores é dissipada em 3 processos distintos:

- Tipo 1 : É o processo que produz energia instantaneamente, com a fissão do núcleo.
- Tipo II : É o processo que ocorre após o evento da fissão, ou seja, decaimento dos produtos de fissão.
- Tipo III : Representa o processo no qual não ocorre fissão, ou seja, absorção do excesso de neutrons pelo moderador, refrigerante, encamisamento, absorção pelo combustíve!,etc.

A quantidade de energia gerada pelo combustível durante o fissão depende do alcance exato de algumas partículas emitidas (vide tabela I), o que por sua vez é dependente dos materiais usados no reator, assim como suas configurações internas.

<u>D</u>	<u>istribuição Aproximada d</u>	a energia da	fissão
<u>Tipo</u>	Processo	<u>%E total</u>	Alcance
	En. cinética dos fragmentos de fissão.	80,5	muito curto I-2 mm
I	En. cinética dos neutrons rápidos.	2,5	médio t-30 cm
	Gama liberado na fissão.	2,5	longo 30 cm
11	En. cinética dos neutrons atrasados.	0,02	médio 1-30 cm
	fn. de decaimento Be- ta dos produtos de fissão.	3,0	curto 2-10 mm
	Neutrinos associados com decaimento Beta.	5,0	muito longo *
	En. gama dos produ- tos da fissão	3,0	longo
111	Reações devidorao excesso de neutrons mais energia de decai- mente Beta e Gama de- vido aos produtos (n,9	3,5	longo c curto
Tatat		100.0	

Tabela I				
 Annalytical	م، ا	;_	- I -	£:

Total - - - - - - - - - - 100,0

O neutrino não dissipa energia durante a sua trajetória.
Como primeira aproximação /7/, admite-se que 90% da energia total é gerada no combustível, 4% no moderador, 5% é levada pelos neutrinos e o restante 1% é produzida nos vários materiais do reator.

A energia calorífica produzida no combustivel pode ser admitida como tendo o valor aproximado de 0,90 x 200 ou 180 Mev por fissão.

Outros valores são 193,9 Mev e 195 Mev /9/, /18/. Para este trabalho iremos adotar este último valor por ser o mesmo mais conservativo e ter sido utilizado para os cálculos das taxas de depleção "burnup", nos reatores MELUSINE e SILOE do Centro de Estudos Nucleares de Grenoble, cujos elementos combustíveis são muito semelhantes aos do IEAR-1.

2.2.2 Geração Volumétrica de calor no combustível

A energia gerada pela fissão por unidade de volume é chamada de intensidade volumétrico de geração térmico e é dada por /7/:

q''' = E N $\mathbf{V}_{\mathbf{f}} \phi_{\mathbf{th}} C$ (Watt/cm³) (eq. 2.3)

onde:

E = energia por fissão (Mev) H = densidade nuclear (Núcleos/cm³) \overline{V}_{f} = secção de choque microscópica (cm²) ϕ_{th} = fluxo de neutrons térmicos (n/cm².s) C = constante para conversão em Watts (1,602 × 10⁻¹³) Como $\mathbf{F}_{\mathbf{f}}$ é um parâmetro característico do combustível utilizado e tipo de reator, se N_f for constante ao longo de um elemento combustível, q''' será diretamente proporcional a $\phi_{\mathbf{th}}$. /17/.

2.3 DISTRIBUIÇÃO DE POTÊNCIA PRODUZIDA EM UM ELEMENTO COMBUSTÍVEL.

Admite-se /7/, /9/ que o fluxo de neutrons ao longo de um elemento combustível distribui-se de acordo com uma lei senoidal, portanto pode-se escrever:

$$q(z) = q_0 \cos \frac{\pi z}{2 H_e}$$
 (eq. 2.4)

pois a energia térmica produzida no combustivel é diretamente proporcional ao fluxo de neutrons. Sendo:

> q_o = densidade máxima de potência superficial. (W/cm²) N_e = altura extrapolada (fig. 2.3), na quai o fluxo se anula (N_e depende do comprimento de difusão no meio). (cm) z = cota. (cm)

Conhecendo-se a massa de U-235 e o fluxo de neutrons térmicos (Fig. 2.2), podemos calcular a potência total produzida em um elemento combustivel /18/.

$$P_e = 1.602 \times 10^{-13} \frac{N_o}{235} E_f F_f \phi_{th} m$$
 (eq. 2.5)

3,17	1,08	020	2,75	3,03	2,75	66'1	1,07
80 Ҡ	2,79	4,44	5,90	£0'2	5, 90	4,60	2,77
2,05	4,52	4,20	4,84	5,25	4,84	4,19	4,51
2,93	6,27	5,36	7,56	6,73	7,55	5,35	6,24
3,34	7,15	5,78	8 4	6,85	6,44	5,77	11.7
3,17	6,83	5,85	6,22	7,35	6,2I	5,85	6'19
1,85	5,47	4,36	5,35	5,58	5,34	4,35	5,43
i,54	3,91	4,61	4,61	4,76	4 ,61	4,61	3,89
0,77	2,48	3,98	4,37	4,54	4,36	3,97	2,46
0,30	1,04	2,09	2,35	2,85	2,65	2,05	1,04



Fig 2.3 Distribuição do fluxo de neutron em um reator com refletor

ł



Fig 2.4 sistemo de orientoção adotado

onde :

$$\begin{split} P_e &= \text{Potencia no elemento combustivel (watts)} \\ N_o &= N^9 \text{ de Avogadro. 6,023 x 10}^{23} \\ E_f &= 195 \text{ (Mev)} \\ \Psi_f &= 582.78 \text{ x 10}^{-24} \text{ (cm}^2) \\ \Phi_{th} &= \text{fluxo médio de neutrons térmicos no} \\ &= \text{elemento (n/cm}^2, \text{s)} \\ m &= \text{massa de U-235 do elemento (g)} \end{split}$$

A socção de choque de fissão e a energia Tiberada na fissão são valores adotados no relatório de segurança do reator "MELUSINE" /2/, que tem muita semethança com o TEAR-1

Para o cálculo da densidade média de potência no elemento combustível basta dividir a potência total produzida em um elemento combustível pela área total do elemento disponível para troca de calor com o refrigerante. Temos então:

 $q_m = P_e / A_{te}$ (eq. 2.6)

onde:

 q_m = densidade média de potência (Watt/cm²) P_e = potência produzida no elemento combustível (Watt) A_{te} = área total para troca de calor do ele-

2.4 FATOR DE FLUXO

Para se avaliar a distribuição radial e axial do fluxo de heutrons térmicos e para facilitar os cálculos considerou-se o reator como sendo homogeneo /21/ e tendo como refletor a água ao seu redor.

Não se levou em conta o aumento do fluxo neutrônico na região refletora, considerou-se apenas a extrapolação do mesmo. (Fig. 2.3)

O fato do aumento do fluxo não estar representado é favorável à segurança do reator, pois este aumento faria com que o valor do fluxo médio se aproximasse do fluxo máximo.

Com a origem das ordenadas no centro do paralelepípedo (Fig. 2.4), a distribuição do fluxo de neutrons térmicos será a seguinte:

$$\phi(x,y,z) = \phi_0 \cos \frac{\vec{n} x}{A_e} \cos \frac{\vec{n} y}{B_e} \cos \frac{\vec{n} z}{C_e} \quad (eq. 2.7)$$

onde:

Por definição o fator de fluxo (F $_k$) é da-

do por:

$$F_{k} = \frac{fluxo máximo}{fluxo médio}$$
 (eq. 2.8a)

O valor médio do fluxo de neutrons no ca-

roço é dado por:

$$\phi_{\rm m} = \frac{1}{V} \int \phi(x,y,z) \, dV \qquad (\rm eq. 2.8b)$$

onde :

V = A.B.C = Volume do paralelepípedodV = dx.dy.dz = Volume elementar $<math>\phi_m = fluxo$ médio de neutrons térmicos

substituindo $\phi(x,y,z)$ temos:

$$\phi_{\rm m} = \frac{\phi_{\rm o}}{\rm ABC} \quad \bigvee \left[\cos\left(\frac{\widetilde{n} \times {\rm A}_{\rm e}}{\rm A_{\rm e}}\right) - \cos\left(\frac{\widetilde{n} \times {\rm A}_{\rm e}}{\rm B_{\rm e}}\right) - \cos\left(\frac{\widetilde{n} \times {\rm A}_{\rm e}}{\rm B_{\rm e}}\right) - \cos\left(\frac{\widetilde{n} \times {\rm A}_{\rm e}}{\rm B_{\rm e}}\right) \right] = \rm dV$$

e obtemos a partir da Eq. 2.8a;

$$\frac{\Phi_{o}}{\Phi_{m}} = \frac{\pi^{2}}{8} \frac{A/A_{c} B/B_{c} C/C_{c}}{\sin \frac{\pi}{2}A_{c} \sin \frac{\pi}{2}B_{c} \sin \frac{\pi}{2}C_{c}} \quad (eq. 2.9)$$

Para um carregamento de 25 elementos combustíveis (5 x 5) de IEAR-I, temos:

> A = 5 x 8,1 = 40,50 cm B = 5 x 7,71 = 38,55 cm C = 60,0 cm (comprimento da parte ativa) c = 8,5 cm (distância extrapolada) /20/.

obtemos:

$$\frac{\Phi_{\infty}}{\Phi_{m}} = 1,98$$

como 🌵 é proporcional a q podemos escrever:

$$\frac{q_0}{q_m} = 1,98$$
 (eq. 2.10)

INSTITUTO DE FERCUEAREN ÉMICESE NUCI EARES

Precisamos agora considerar os efeitos causados pela operação do reator, tais como: deformações do fluxo na direção radial e na direção axial causados pelas barras de controle e pela queima desigual do combustível.

Como iremos trabalhar na periferia do caroço do reator e com elementos com pouca ou nenhuma queima (virgens), dentro de um dispositivo de irradiação, esses efeitos podem ser desprezados.

Para se ter uma idéia de comportamento do fluxo neutrônico ao longo de um elemento combustível, comparamos a distribuição teórica do fluxo com a distribuição experimental obtida no reator B.S.R. (Fig. 2.5) /20/ (Bulk Shielding Reactor).

Restes cálculos utilizaremos os valores de fator de fluxo obtidos em medidas de fluxo efetuados no lEAR-1, calculados em programas de computadores e obtidos em outros reatores semeihantes ao IEAR-1. (Fig. 2.6)

0 máximo	med i do	calculado	
Φ médio	2,15 /22/	2,17 /21/	

Adotaremos o valor $\phi \max / \phi \mod = 2,5$ o que nos dá uma margem de segurança de 15% em relação aos valores calculados e medidos no IEAR-1.





2.5 ESTUDO DE UM CANAL DE REFRIGERAÇÃO

O elemento combustivel do IEAR-1, é formado de um conjunto de 18 placas planas paralelas separadas de 0,29 cm, que constituem os canais de refrigeração do combustivel. (Fig. 2.7)

Este cálculo destina-se a saber qual a vazão mínima necessária para a refrigeração do canal.

Consideraremos um canal isolado no qual o balanço térmico é escrito da seguinte forma: /12/, /13/.

$$f_{c}^{v}(2a.2b) C_{p} dI_{a} = 2 q''(z).2a' dz (eq. 2.11)$$

onde:

A variação axial do fluxo de calor é dada pela eq. 2.4, ou seja: q''(z) = q₀ cos $\frac{\tilde{1} z}{2H_{e}}$ Substituindo-se a eq. 2.4 na eq. 2.11 e

integrando-se, temos:

$$f\mathbf{V}_{e}$$
 (2a.2b) $C_{p} \int_{T_{e}}^{T_{a}} dT_{a} = 2.2a' q_{o}'' \int_{-H}^{z} \cos \frac{\tilde{H}_{z}}{2H_{e}} dz$



TOTAL DE (PLACAS = 18 ESPESSURA = 2,7432 ± 18 0,005 (8=0,77%)

Fig 2.7 Elemento Combust/vel

obtemos então:

$$T_{a}(z) = T_{e} + \frac{1}{4,18 \text{ Cp}} \cdot \frac{2!!_{e} a'}{ab} \frac{q_{o}''}{V_{e} f} \left[\text{sen } \frac{\tilde{n} z}{2!!_{e}} + \text{sen } \frac{\tilde{n} 11}{2!!_{e}} \right]$$
(eq. 2.12)

onde:

 $q_0'' = 2.5 q_m''$ (Watt/cm²) $T_a(z) = temperatura da água à cota z (°C)$ $T_e = temperatura de entrada da água (°C)$ 20 = comprimento ativo das placas (cm) $H_e = altura extrapolada (cm)$

Para esse estudo admitiram-se as seguintes aproximações:

a) todo calor gerado é transferido para o refrigerante na direção normal à placa, ou seja

$$\frac{dy}{dT} = \frac{dz}{dT} = 0$$

 b) a geração térmica volumétrico é uniforme na secção transversal da placa ou seja:

$$\frac{d\mathbf{q''}}{d\mathbf{x}} = \frac{d\mathbf{q''}}{d\mathbf{y}} = 0$$

- c) o fluxo calorífico é igual nas placas adjacentes ao canal. Isto favorece a segurança pois o fluxo calorífico
 geralmente é menor nos canais adjacentes ao canal quente.
 te. /14/ (Canal quente é aquele onde existe o maior fluxo de calor em um elemento combustível).
- d) as propriedades físicas da água são praticamente constantes na secção transversal do canal.

Como os valores da densidade e do calor específico variam muito pouco com a temperatura, escolhemos os valores médios dentro do intervalo de temperatura que iremos trabalhar, a fim de simularmos as condições extremas de funcionamento de um elemento combustível, dentro de um dispositivo de irradiação.

> Temperatura de entrada $(T_e) = 30$ °C Temperatura de saída $(T_s) = 90$ °C Temperatura média $(T_m) = 60$ °C

Sendo assim obtemos os seguintes valores para P e C_p (Apêndice B)

 $P = 1,0001 \quad (g/cm^3)$ $C_p = 0,9887 \quad (cal/gPC)$

2.6 EFEITO DO NÚMERO DE REYNOLDS NA TRANS-MISSÃO DE CALOR, NO ESCOAMENTO PLENAMENTE ESTABELECIDO.

Para um dado fluido, o número de Nusselt /II/, depende primariamente, das condições de escoamento, que podem ser caracterizadas pelo número de Reynolds, (Re) /II/.

Para o escoamento em dutos longos, o comprimento característico do número de Reynolds, como de Nusselt (Nu), é o diâmetro hidráulico (Dh), ou seja:

$$Re = \frac{V D_{h}}{V} \quad (eq. 2.13) \qquad Hu = \frac{h D_{h}}{k} \quad (eq. 2.14)$$

sendo: $D_{h} = 4 \quad \frac{area \ da \ secção \ transversal \ de \ escoamento}{perimetro \ molhado}$

Em dutos longos, onde os efeitos de entrada não são importantes, o escoamento é laminar quando o nº de Reynolds é inferior a 2100. No intervalo de números de Reynolds entre 2100 e 10000, ocorre a transição do escoamento laminar para turbulento. O escoamento neste regime é chamado transitivo. Para um nº de Reynolds de cerca de 10000, o escoamento torna-se completamente turbulento. No escoamento laminar através de dutos, não há mistura das partículas fluidas mais quentes e mais frias por movimente turbilhonar e a transmissão de calor ocorre somente por condução. Como todos os fluidos, com exceção de metais líquidos, tem baixas condutibilidades térmicas, os coeficientes de transmissão de calor, também denominado coeficiente de película, no escoamento laminar são relativamente pequenos. (Fig. 2.8 e 2.9)

Eo escoamento transitivo ocorre uma certa quantidade de mistura por meio dos turbilhões que conduzem o fluido quente para regiões mais frias, e vice-versa. Como o movimento de mistura, mesmo que ele seja em pequena escala, acelera consideravelmente a transmissão de calor, um aumento marcante no coeficiente de transmissão de calor ocorre acima de Re = 2100. /11/

Em nosso caso o número de Reynolds é da ordem de 5000 sendo o escoamento quase turbulento.

Desde que o escoamento é estabelecido, para se determinar o coeficiente de transmissão de calor utilizamos a equação de Colburn /14/, adaptada para um canal retangular:

$$Hu = 0,023 \text{ Re}^{0,8} \text{ Pr}^{0,33}$$
 (eq. 2.16)

onde:

$$Pr = \frac{\rho c_p}{k} \quad (Número de Prandtl) / 11/$$



Fig 2 8a Perfit de velocidodes

ł



 $\operatorname{Fi}_{\mathcal{G}} > 2 \cdot \operatorname{Sb}$ Distribuição de selecidades e socieção da conductoreia por unidade de fora perio da entrada de um tobo, no caso de um ficialo em recomento turbulento.



Para considerar a variação das propriedades físicas devido ao gradiente de temperatura, elas serão avaliadas à temperatura média de película (Tf), definida como sendo a média aritmética entre a temperatura da parede do canal e a temperatura da água.

$$T_{f} = 0.5 (T_{p} + T_{a})$$
 (eq. 2.17)

Substituindo na equação 2.16 os valores de Re, Pr e Nu e explicitando o h, temos:

$$h = 0.023 \rho^{0.8} k^{0.67} c_p^{0.33} \mu^{-0.47} \frac{v^{0.8}}{D_h^{0.2}}$$
(eq. 2.18)

onde:

Podemos reunir todas as propriedades da água em uma única função variável com a temperatura:

$$k(T_{f}) = k_{1} \rho^{0,8} k^{0,67} c_{p}^{0,33} u^{-0,47}$$
 (eq. 2.19)

onde k₁ é uma constante que nos permite exprimir k em W/cm².²C, V em m/s e D_h em mm. k₁ = 6,10 A figura 2.10 nos mostra a função k(T_f) /13/. Finalmente obtemos:

$$h = k(T_f) \frac{\gamma^0, 8}{D_h^{0, 2}}$$
 (eq. 2.20)

que nos dá o valor do coeficiente de película para diversas temperaturas e diâmetros hidráulicos e velocidades de escoamento diferentes.

2.7 CÁLCULO DA TEMPERATURA NA SUPERFÍCIE DA PLACA COMBUSTÍVEL

Uma vez conhecidos o coeficiente de transmissão de calor para uma dada forma geométrica e as condições especificadas de escoamento, a intensidade de calor por unidade de área na diferença de temperatura reinante pode ser calculada a partir da equação /il/:

$$q''(z) = h \left[T_p(z) - T_a(z) \right]$$
 (eq. 2.21)

Para obter-se o valor de T_p(z) basta substituir o valor de h calculado anteriormente.

Como o valor de h é dado em função de T_f, precisaremos utilizar um artifício que nos dê h em função de T_a e T_p e que ao mesmo tempo simplifique os cálculos.

Sobre a curva k(T_f) da figura 2.10 , faremos o ajuste de várias rotas para diversos intervalos de temperatura.

$$k(T_{f}) = a_{0} + a_{1} T_{f}$$
 (eq. 2.22)



A Second Second

INSTITUTO DE PREQUISAS ENTRECCIO SE NUCLEARES

p/ 20 °C
$$\langle T_{\rm f} \langle 50 °C$$

 $a_0 = 0,5650$
 $a_1 = 0,0085$
p/ 50 °C $\langle T_{\rm f} \langle 80°C$
 $a_0 = 0,6365$
 $a_1 = 0,0072$

p/ 80 °C $\langle T_{\rm f} \rangle$ 100 °C $a_0 = 0.7858$ $a_1 = 0.0053$

$$p/100 \ ^{\circ}C \ < T_{f} \ < 150 \ ^{\circ}C$$
 $a_{o} = 0.9307$
 $a_{1} = 0.0038$

Fazendo-se $\tilde{t}_{f} = T_a + \frac{T_p - T_a}{2}$ (eq. 2.23)

e sabendo-se que
$$T_p - T_a = \Delta T_p$$
 (eq. 2.24)
obtemos: $k(T_f) = (a_f T_a + a_0) + a_f \frac{\Delta T_p}{2}$ (eq. 2.25)

Substituindo esta expressão na equação 2.20 e o resultante na equação 2.21 obtemos:

$$A. \Delta T_{p}^{2} + B. \Delta T_{p} + C = 0$$
 (eq. 2.26)

onde:

$$A = a_{1}/2 \qquad (eq. 2.27)$$

$$B = a_{0} + a_{1} T_{a} \qquad (eq. 2.28)$$

$$C = \frac{-q_{0}' D_{h}^{0,2}}{V_{c}^{0,8}} \cos \frac{\tilde{n} z}{2H_{c}} \qquad (eq. 2.29)$$

A solução desta equação será dada por:

$$\Delta T_{\rm p} = \frac{-6 + (B^2 - 4 + C)^{1/2}}{2A} \qquad (\rm eq. \ 2.30)$$

portanto:
$$T_{p}(z) = T_{a}(z) + T_{p}(z)$$
 (eq. 2.31)

que é a temperatura na superfície da placa combustível.

2.8 CÁLCULO DA TEMPERATURA DE EBULIÇÃO AO LONGO DO CANAL

A temperatura de ebulição da água junto à superfície da placa é igual à soma da temperatura de saturação da água e do sobreaquecimento na superfície da placa /12/.

$$T_{eb}(z) = T_{sat}(z) + T_{sat}(z) \qquad (eg. 2.32)$$

2.8.1 Cálculo da temperatura de saturação da água. Sabe-se que /16/:

$$T_{set} = 100 P_{rel}(z)^{-0,225}$$
 (eq. 2.33)

onde P_{rel} ć a pressão relativa na cota (z) expressa em fração de atmosferas. (Fig. 2,11)

Para o caso do IEAR-I a pressão resultante é a soma da pressão atmosférica na superfície da piscina e da pressão hidrostática menos as perdas de carga no elemento combustível e a pressão dinâmica, (Apêndice A).

$$P_{abs}(z) = 1,36H_{o} + (H_{h} + H_{a} + H_{l} + z) - H(z) - K_{d} \frac{V_{e}^{2}}{2g}$$

(eq. 2.34)



;



bonde:

$$P_{abs}(z) = pressão absoluta à cota z (cm H_20)$$

 $H_0 = pressão atmosférica (cm H_20)$
 $H_h = pressão hidrostática devido à profundi-
dade do elemento combustível (cm H_20)
 $H_a = pressão hidrostática devido ao trecho
até o topo das placas (cm H_20)
 $H_1 = pressão hidrostática devido a meio
comprimento do elemento combustível
(cm H_20)
 $z = pressão hidrostática devido à cota z
(cm H_20)
 $H(z) = perdas de carga no canal até a cota
z (cm H_20)
 $K_d = coeficiente de perda de pressão.$$$$$$

2.8.2 Cálculo da temperatura de sobreaquecimento Conforme a fórmula de Foster e Greif /16/, a temperatura de sobreaquecimento, ou seja, a diferença de temperatura entre a superfície da placa e a temperatura de saturação para que haja o início de uma ebulição subresfriada, é dada por:

$$\Delta T_{sat}(z) = 4.57 P_{rel}(z)^{-0.23} q''(z)^{0.35}$$
(eq. 2.35)

onde:

$$q''(z) = fluxo calorífico à cota z (w/cm2)
Prel(z) = pressão relativa à cota z
 $\Delta T_{sat}(z) = sobreaquecimento da placa à co-
ta z (PC)$$$

A figura 2.12 mostra-nos o comportamento

do ΔT_{sat} .



Fig 2.12 Temperatura de sobreaquecimento

2.9 MÉTODO DE CÁLCULO

Conhecendo-se as equações que nos dão a distribuição da temperatura da água, da temperatura da superfície da placa e da temperatura de ebulição subresfriada da água, podemos calcular o ponto mais quente dentro de um canal de refrigeração do elemento combustível.

2.9.1 Cálculo do ponto mais quente

O cálculo do ponto mais quente, no caso mais desfavorável, nos permitirá avaliar o valor mínimo admissível para a velocidade do fluido refrigerante (água) no canal, a fim de evitar a ebulição subresfriada.

Esta avaliação é feita por meio de um programa de computador desenvolvido especialmente para este trabalho; trata-se do programa THERMO, ao qual fornecemos dados sobre as dimensões do elemento combustível, propriedades físicas da água e comportamento do fluxo neutrônico na posição de irradiação do combustível.

Obteremos então, tabelas e curvas que nos darão o comportamento da temperatura ao longo do canal refrigerante. (Vide apêndice C).

A velocidade de escoamento na qual houver um ponto de tangência entre as curvas (figura C-1) da temperatura de ebulição ($T_{\rm eb}$) e da temperatura da superfície da placa ($T_{\rm p}$), será considerada velocidade crítica, e este ponto de tangência será o ponto mais quente.

A ocorrência da obulição subresfriada não traz nenhuma consequência grave à transferência de calor entre a placa combustível e o fluido refrigerante, polo contrário, melhora a transferência de calor devido à formação de bolhas que se "colapsam" logo em seguida à sua formação.

Para ficarmos com uma boa margem de segurança é aconselhável que se façam experiências com volocidades de escoamento sempre acima da velocidade crítica. Neste caso, não teremos a ebulição subresfriada. 3- DESCRIÇÃO DO DISPOSITIVO DE IRRADIAÇÃO E SEU SISTEMA DE SEGURANÇA

3.1 DISPOSITIVO DE IRRADIAÇÃO

O dispositivo de irradiação (fig. 3.1) será construído sob a forma de um circuito fechado de água e compõe-se dos seguintes itens:

3.1.1 - Câmara de irradiação
3.1.2 - Tubulação
3.1.3 - Tanque de detecção
3.1.4 - Conjunto motor-bomba
3.1.5 - Válvula reguladora da vazão
3.1.6 - Monitor de vazão da água
3.1.7 - Monitor de temperatura
3.1.8 - Detector de radiações

3.1.1 - Câmara de irradiação

A câmara é feita de um tubo cilíndrico, cujas paredes podem ser de alumínio ou outro material mais resistente que seja transparente aos neutrons, (baixa secção de choque de absorção).

Dependendo das condições a serem simuladas e do material a ser **ensa**iado é feita a escolha do tubo mais adequado.

A finalidade principal desse dispositivo é a de testar elementos combustíveis tipo MTR a serem fabricados no Centro de Metalurgia Nuclear, para uso no reator TEAR-1.



INSTITUTE CE PERCU SASENER: I CISENUCLEARES ; Mile 12 Fig 3.1 "Loop" de água-Diagrama esquemático 📜

Para isso utilizaremos um tubo de alumínio de paredes grossas com as dimensões suficientes para caber esse tipo de elemento combustível ou parte dele. (Fig. 3.2)

Essa câmara será colocada na placa matriz do caroço do reator, ocupando um espaço equivalente ao de quatro posições da mesma (fig. 3.3), no centro geométrico das posições 21, 22, 31 e 32 da placa matriz, onde o fluxo de neutrons térmicos é da ordem de 5×10^{12} n/cm²s, com o reator funcionando a 2MW /21/.

Na parte inferior do dispositivo haverá um encaixe para a parte cônica inferior do elemento combustível por onde sairá a água da refrigeração.

Tanto na parte superior como na parte inferior do dispositivo, existem flanges para facilitar o manuseio e a manutenção de sensores a serem instalados internamente.

3.1.2 - Tubulação

A tubulação para circulação de água tem um diâmetro de duas polegadas e interliga o dispositivo ao tanque de detecção e a bomba de circulação.

Os tubos são flexíveis, protegidos por uma maiha de aço inoxidável, o que facilita o seu manuseio.

3.1.3 - Tanque de detecção

O tanque de detecção tem duas finalidades. A primeira é a de fazer com que o N-16 que vem junto com a água diretamente da câmara através da tubulação, decaia um tempo suficiente para que seja necessáría uma blindagem radiológica para proteger os operadores.



Fig 3.2 Ante-projeto da cômoro de irradiação



R

.

Fig. 3.3 Localização da câmara de irradiação na placa matriz.

Assim, o tanque deverá ter uma capacidade de 0,5 m³, mais do que suficiente para a permanência da água por um tempo equivalente a mais de 20 meia-vidas do N-16, mesmo com a vazão máxima do projeto.

A segunda e principal finalidade do tanque, é a de instalar um detector de radiações, para verificar a existência de produtos de fissão na água de refrigeração do disposítivo e consequentemente uma falha no encamisamento do elemento combustível.

3.1.4 - Conjunto Motor-Bomba

O conjunto motor-bomba foi dimensionado para uma vazão máxima de 3 1/s em uma tubulação de 2,5 polegadas e funcionando durante 10 horas por dia.

3.1.5 - Válvula para regular a vazão

Para se regular a vazão utilizaremos uma válvula tipo gaveta pois ela tem uma perda de carga pequena, podendo-se regular a vazão da água com precisão.

3.1.6 - Medidor de vazão da água

A medida de vazão será feita antes da entrada em funcionamento do reator por meio de um visor de nível de água no tanque de detecção e um cronômetro. Já que sabemos as dimensões da tanque, bastará cronometrar uma determinada variação de nível no mesmo.

3.1.7 - Medição de temperatura

a) termopares

Os termopares são de "Chromel - Alumel" , revestidos (encamisados) em aço inoxidável, cuja sensibilidade é de 40 microV/ºC.

Os termopares serão colocados na câmara de irradiação em tres ou mais pontos distintos, o que nos permitirá o mapeamento da distribuição da temperatura ao longo do elemento combustível e também a determinação da potência dissipada por meio do balanço térmico.

b) Medida

A força eletromotriz gerada pelos termopares será registrada graficamente em um registrador multipontos, que nos permitirá saber a qualquer instante a temperatura nos diversos pontos de medida.

3.1.8 Detector de radiações

O detector de radiações, tem a finalidade de detectar a prosença do produtos de fissão na água que refrigera o dispositivo.

Este detector pode ser do tipo cintilador, contador proporcional, acoplado a um analisador que permita discriminar as radiações provenientes do N-16 das radiações emitidas por um produto de fissão.

3.2 SISTEMA DE SEGURANÇA

O sistema de segurança tem por finalidade prevenir qualquer anormalidade de funcionamento do circuito de refrigeração do dispositivo de irradiação.

Entende-se por anormalidades, a ocorrência de qualquer dos seguintes itens:

1) Falta de energia elétrica para o motor da bomba de água 2) Queda da vazão d'água para refrigerar a câmara

- Presença de produtos de fissão na água do circuito de refrigeração
- 4) Aumento da temporatura internamente à câmara de irradiação

Para evitar qualquer possibilidade de mau funcionamento do dispositivo com o reator em operação planejou-se um sistema de segurança que desligasse o reator no caso de ocorrer qualquer anormalidade.(Fig. 3.4)

O motor elétrico será alimentado por um grupo gerador do tipo "no-break" (sem interrupçao) já existente e que serve para alimentar a sala de controle do reator e as tomadas ao redor da piscina do reator.

O contactor que alimenta o motor possui um contacto auxiliar (relê do motor) que estará ligado ao sistema de segurança para prevenir a falta de energia elétrica para o motor.

O tanque de detecção possuirá um sensor de vazão, regulada para a vazão mínima possível do circuito de refrigeração do dispositivo, abaixo da quai será acionado o sistema de segurança. (relê da vazão)

O registrador de temperatura possuirá uma chave de fim de curso (relê de temperatura) que acionara o sistema de segurança caso a temperatura no interior do dispositivo de irradiação ultrapasse um valor máximo pré-estabelecido.

A presença de produtos de fissão ou um nivel de radiaçao muito alto no tanque de detecção fará com que o reator também seja desligado pelo sistema de segurança do dispositivo.



۰..

. . .



Fig 3.4 SISTEMA DE SEGURANÇA DO DISPOSITIVO

.
Portanto, a ocorrência de qualquer anormalidade acima fará com que seja acionado o "SCRAM" do reator.

O sistema de segurança possui também outros reles o chaves auxiliares que permitem o "by-pass" dos reles de segurança quando for necessária a manutenção de todo sistema ou parte dele.

APENDICE A

Comportamento da pressão dentro do canal

refrigerante.

$$\begin{split} \mathsf{P}_{abs}(z) &= \mathsf{H}_0 + (\mathsf{H}_h + \mathsf{H}_a + \mathsf{H}_1 + z) - \mathsf{H}(z) - \mathsf{K}_d \frac{\mathsf{V}_e^2}{2\mathsf{g}} \\ \text{onde:} \\ \mathsf{P}_{abs}(z) &= \mathsf{pressão} \; \mathsf{absoluta} \; \check{a} \; \mathsf{cota} \; z \; (\mathsf{cm} \; \mathsf{H}_2\mathsf{0}) \\ \mathsf{H}_0 &= \mathsf{pressão} \; \mathsf{atmosférica} \; (\mathsf{cm} \; \mathsf{H}_2\mathsf{0}) \\ \mathsf{H}_h &= \mathsf{pressão} \; \mathsf{hidrostática} \; \mathsf{correspondente} \; \check{a} \; \mathsf{profundidade} \\ &= \mathsf{do} \; \mathsf{elemento} \; \mathsf{combustivel} \; \mathsf{na} \; \mathsf{piscina} \; (\mathsf{cm} \; \mathsf{H}_2\mathsf{0}) \\ \mathsf{H}_a &= \mathsf{pressão} \; \mathsf{hidrostática} \; \mathsf{correspondente} \; \mathsf{aI} \; \mathsf{trecho} \; \mathsf{do} \; \mathsf{to} - \\ &= \mathsf{po} \; \mathsf{at\acute{e}} \; \mathsf{as} \; \mathsf{placas} \; (\mathsf{cm} \; \mathsf{H}_2\mathsf{0}) \\ \mathsf{H}_1 &= \mathsf{pressão} \; \mathsf{hidrostática} \; \mathsf{correspondente} \; \mathsf{ao} \; \mathsf{meio} \; \mathsf{comprimento} \; \mathsf{da} \; \mathsf{placa} \; (\mathsf{cm} \; \mathsf{H}_2\mathsf{0}) \\ \mathsf{H}_1 &= \mathsf{pressão} \; \mathsf{hidrostática} \; \mathsf{correspondente} \; \mathsf{ao} \; \mathsf{meio} \; \mathsf{comprimento} \; \mathsf{da} \; \mathsf{placa} \; (\mathsf{cm} \; \mathsf{H}_2\mathsf{0}) \\ \mathsf{II}(z) &= \mathsf{perdas} \; \mathsf{de} \; \mathsf{carga} \; \mathsf{no} \; \mathsf{elemento} \; \mathsf{combustivel} \; \mathsf{at\acute{e}} \; \mathsf{a} \; \mathsf{cor} \\ &= \mathsf{ta} \; z \; (\mathsf{cm} \; \mathsf{H}_2\mathsf{0}) \\ \mathsf{K}_d &= \mathsf{coeficiente} \; \mathsf{de} \; \mathsf{preda} \; \mathsf{de} \; \mathsf{pressão} = \frac{\mathsf{V}_o^2}{\mathsf{V}_e^2} \\ \mathsf{V}_o &= \mathsf{velocidade} \; \mathsf{na} \; \mathsf{entrada} \; \mathsf{do} \; \mathsf{elemento} \; (\mathsf{cm/s}) \\ \mathsf{V}_e &= \mathsf{velocidade} \; \mathsf{de} \; \mathsf{escoamento} \; \mathsf{no} \; \mathsf{canal} \; (\mathsf{cm/s}) \\ \mathsf{g} &= \mathsf{aceleração} \; \mathsf{da} \; \mathsf{gravidade} \; (\mathsf{cm/s}^2) \end{split}$$

A perda de carga $\mathbb{H}(z)$ compõe-se das perdas por atrito $\mathbb{H}_a(z)$ e das perdas singulares $\mathbb{H}_s(z).$

$$||(z) = ||_{a}(z) + ||_{s}(z)$$

sendo: $||_{a}(z) = ||_{2} + ||_{4}$ $||_{s}(z) = ||_{1} + ||_{3}$

onde:

1) – \mathbb{H}_1 é a porda singular no topo do elemento

$$H_1 = 0.5 \frac{{v_1}^2}{29}$$

Sendo
$$V_{i} = \frac{S_{2}}{S_{1}} V_{e}$$
 $V_{1} = 0.6757 V_{e}$

portanto

$$H_1 = 0,2283 \frac{{V_e}^2}{29}$$

2) H_2 é a perda por atrito no trecho entre o topo do elemento e o topo das placas.

$$u_2 = 0.316 \frac{0.25}{D_1^{-1}.25} \frac{V_1^{-1}.75}{29}$$

portanto

$$H_2 = 0.0193 \frac{v_e^{1.79}}{29}$$

3) ${\rm H}_3$ é a perda singular no topo das placas

$$H_{3} \approx K \frac{V_{e}^{2}}{29}$$

sendo

$$K = 0,4 \ (1,25 - \frac{S_2}{S_1}) = 0,2297$$

portanto

$$H_3 = 0,2297 \frac{{v_e}^2}{29}$$

4) H₄ é a perda por atrito no canal até a cota z H₄ = $\frac{0.316}{0.25} \frac{0.25}{(H_1 + z)} \frac{v_e^{-1.75}}{29}$ portanto H₄ = (5.50 + 0.176z) $\frac{v_e^{-1.75}}{29}$ então H₅(z) = 0.2283 $\frac{v_e^2}{29}$ + 0.2297 $\frac{v_e^2}{29}$ H₅(z) = 0.458 $\frac{v_e^2}{29}$ e H_a(z) = 0.0193 $\frac{v_e^{-1.75}}{29}$ + (5.50 + 0.176z) $\frac{v_e^{-1.75}}{29}$ H_a(z) = (5.52 + 0.176z) $\frac{v_e^{-1.75}}{29}$

Substituíndo todos os valores na equação da pressão obteremos

$$P_{abs}(z) = 1656,81 + z - 1,458 \frac{V_e^2}{29} - (5,52 + 0,176z) \frac{V_e^{1,75}}{29}$$

Para estes cálculos foram considerados os valoros de (viscosidade cinemática) para a temperatura média da água.

Para temperaturas maiores, este valor diminui e consequentemente as perdas por atrito diminuem.







Fig. A-2 Tipos de perda de carga devido à mudança da área de escoamento.



Fig A.3 – Perda de corga ao longo do conal refrígeronte

INSTITUTO DE PREQUISAS SERVICES DE DE COSE NUCLEARES

APENDICE B *

Temperatura	Densidade	Calor espec.	Visc. din.	Cond. term.
Т	Ρ	c _p	ų	k
ъC	g/cm ³	cal/g ≌C	g/cm s	cal/cmºC s
			×10 ²	×10 ³
0	0,9998	1,00738	1,7870	1,335
5	0,9999	1,00368	1,5190	1,361
10	0,9997	1,00129	1,3070	1,382
15	0,9991	0,99976	1,1390	1,403
20	0,9982	0,99833	1,0020	1,425
25	0,9970	0,99828	0,8904	1,447
30	0,9956	0 ,9 9802	0,7975	1,466
35	0,9940	0,99795	0,7194	1,484
40	0,9922	0,99804	0,6529	1,500
45	0,9902	0,99826	0,5960	1,515
50	0,9880	0,99854	0,5468	1,530
55	0,9857	0,99894	0,5040	1,545
60	0,9832	0,99943	0,4665	1,560
65	0,9805	1,00000	0,4335	1,573
70	0,9779	1,00067	0,4042	1,586
75	0,9748	1,00143	0,3781	1,596
80	0,9718	1,00229	0,3547	1,605
85	0,9686	1,00327	0,3337	1,612
90	0,9653	1,00437	0,3147	1,619
95	0,9619	1,00561	0,2975	1,623
100	0,9583	1,00697	0,2818	1,631

« Constantes físicas da água

.

•

APENDICE C

Programa THERMO , tabelas e gráficos das temperaturas ao longo de um canal de refrigeração.

PROGRAMA THERMO

С

C

С C

C C

C

¢ ¢

Ċ ¢

Ĉ ¢

C C

C C C

С

C

¢

C

C

C

C

C C

Ć

С С

C

с С

C C

C

C

Ċ С

С C

```
ESTE PROGRAMA CALCULA CS SEGUINTES VALORES
             A TEMPERATURA DO REFRIGERANTE AO LONGO DA PLACA DE
             UM ELEPENTE CEMBLISTIVEL
             A TEMPERATURA NA SUPERFICIE DESSA PLACA
             A TENPERATURA DE EBULIÇÃO DO REFRIGERANTE
             AO LENGE CA
                          NESNA PLACA
             1A= TEMPERATURA DA ÁGUA
        ŧ
             1P= TEMPERATURA DA PLACA
        *
             1B= TEMPERATURA GE EQULICAC
             CADES
                                   NA FISSÃO
                                             (APROVEITAVEL)
        $
             E = ENERGIA LIBERADA
             FI = FLLXC NELTRONICO PARA 2,5, 10 MW
        ŧ
        ŧ
             DH = CIAPETRC HIGRÁULICC
             CP = CALCR ESPECÍFICO
        4
             RO = DENSICADE
             18 =TEMPERATURA DE ENTRADA DA ÁGUA
             +O = PRESSÃO ATPESFÉRICA
        $
             HH = ALTIRA CE ÁGLA CESDE C TOPO DO ELEMENTO ATE A
        $
        *
             SUPERFICIE DA PISCINA
             HA = ALTURA DO TOPO DO ELEPENTO AO TOPO CAS PLACAS
        *
        2
             AL = LARGURA DA PLACA
             AL1 = LARGURA ATIVA CAS PLACAS
        $
             H1 = ALTURA EDIRAPCLADA
        4
             H = MEIA ALTURA ATIVA CAS PLACAS
             HL = ALTURA ATIVA DAS PLACAS
        *
             G = ACELERAÇÃO DA GRAVICACE
        *
        *
             FATCR K = FLUXC MÁXIMG / FLUXO MEDIC
                    A1 = COEFICIENTES DA RETA K(TF)
             ΑŪ
                E
        $
             BL = LARGURA DO CANAL
        *
             U235 = MASSA DE L235 POR
                                       ELEMENTC.
        ×
             SIGMAF = SECCAD CE CHOQUE DE FISSAC
        *
             ATE = ÁREA PARA TROCA DE CALOR EM CACA ELEMENTO
        DIMENSION 2(35),TA135),TP(35),PRE(35),TSAT(35),DTSAT(35)
     DIMENSION TB(35) FLUXP(5) FI(3)
     DIMENSION V(3)
(*****
        E ADG S
```

```
70
        *
        *
             ESTA PARTE CC FREUBARA UTILIZA C PLOTER PARA
                                                                   ¢
        ÷
                                                                   4
        *
             TRACAN OS GRÁFICOS - CAS TEMPERATURAS
        ¥
                                                                   ٠
                                                                   ٠
        ¥
        4
             CALCULADAS NO PROGRAMA PRINCIPAL
                                                                   ÷
                                                                   ۵
        $
        UUMMEN/EAICEM/XPAR(15),YPAR(15)
     DIMENSION ESCALICI, eSCYLLB), X(5), Y(5)
                                      • • • •
     DATA ESCX/1-30 1,1 -201,1 -11,10
                                               *** 10 ***
                                                           201.1
                                                                   31.
    **C*/
                                 ٠,٠
     CATA ESCAV!
                         21,10
                                       41,10
                                               1 . I
                                                     o'.'O
                                                             1.1
                                                                   8'.
                   • • •
    ن) چ
                                          141,1017
          *,* 10*,*0
                        1,1
                             121,10
                                      ۰.,۰
     CALL START(2)
     CALL PAPET
   ++++**
             FAZER AS MARGENS
     CG 70 [N#1,3
     XMAR(3)=C.C+12.08[1N-1]
     DC cC 18+1.2
      YPAK(3)=(.C+13.C+(1N-1)
X(1)=2.
      Y11)=2.
      X(2)=7.5
      Y12)=2.
      X(3)=7.5
      ¥(3)=11.
      X(4)=2.
      Y(4)=11.
      X(5)=2.
      1151=2.
      CALL LINES(X,Y)S)
              SSCREVER AS ESTALAS
   经济资产资源
÷
ĉ,
      C0 € IX=1,13
١,
      XI = IX
Q
      XX=11./2.5410X1+2.
i
L
      CALL SYMEEL(XX,2.1,.2.1),0.,-1)
  3
      CONTINUE
      X1=4.2E/2.54
۰.,
      Y \ 1 = 1 \ . \ 7
i,
      65-.4/2.54
Ċ,
Û
      CALL SYMBELLN1,Y1,H1,ESCX_C.1331
C
      CALL SYMBOLIA., 1.35, 20,10FCCTA (CP),0,,10)
÷,
      GU 5 IY=1,14
      Y I = I Y
Ċ,
      YY=1.5/2.54*Y1+2.
      CALL SYMBOL(2.1, Y), 2,13,50.,-1)
U,
```

U ċ

ċ

С

Ċ

С

Ċ

C

ŭ C

C ι ū

í,

Č Č

Û

0.000

ċ L, ن ز

U Ç

```
71
     CONTINUE
6.9
     X2=1.5
Ċ
     ¥2=2.
C
     H1=.37572.54
Ċ,
С
С
     CALL SYMBOL(x2,Y2,H3,ESCY,90.,57)
     CALL SYNDELIL.5,5.8,.20,10HTEMPERATURA
                                         (C),98.,10}
Ċ
     CALL SYMBELLS.S.10.2. I.23HVELCCIDADE =
                                              CM/5.0.,231
Ċ,
     CALL SYMBEL12.8,10.8,11,20mFLUX0 =
                                         W/CM 2.0.,201
Ū
 £Β
     CONTINUE
Ĺ
 70
     CUNTINUE
C
ι
C
C
C
        ************
                                                             ¢
        $
            AGUE ENTRA O FREGRAMA FRENCIPAL
                                                             $
4
            CALCULA OS VALORES DE TANTE E TE
        ź
        ð,
            ACUI TERMINA D' PRÈGRAMA PRINCIPAL
        *****
            TRAÇAN ES GHÁFICES
   * * * * * 4
0
0
0
0
0
0
     00 SC 11=143
     00 8C 12+1.7
     XPA=(3)=4.4+12.2+((1-1)
U
C
C
     YPAB121=2.(+13.(+(12-1)
     XPAR(4)=12.7
     YPAR (4)=16.55
С
С
     CALL CERVE(2,10,13)
     CALL CURVE(Z, TF, 13)
C
     CALL CORVERZIER, 12)
C
     CUNTINUE
 a C
C
     CONTINUE
  ъC
¢
     CALL SICP(3)
C
C
C
        じじじ
        ź.
        177
            AGUE TERMINA C PREGRAMA - DC PLOTER
                                                             ٠
                                                             4
        *************
i
C
C
C
C
ċ
しじじじ
ċ
```

¢ C

```
Ú
         4
c
C
         ŧ
              PROCEAMA PRINCIPAL
         ¢
Ċ
         *****
C
ċ.
     DIMENSION 21351, TA(35), TA(35), PRE[35], TSAT(35], CISAT(35]
     DIMENSION JULESI, FLUAR(S), FILBI
      DIMENSION VIEL
ċ
Ç
(4****
         00005
¢
C
      UATA $175.,12.5,25.7
      UA1A V/6.,25.,59./
      DATA TE, HD, HH, HA, AL, ALL, UL/30, 692.7, 672.15, 5.08, 5.305, 3.075, 145/
      DATA FATORK (P.RC. F1/2.5.1.0001.0.5037.3.1410/
      DATA HI+H-HL+S+U235/3C+17+29-845+62-35-980-+186-/
      UATA SIGNAL, E, ATE/022.78, 195., 19237./
      じビ=4€→※☆し※記しノ(☆し+3と)
      #SI=1.364H1+FH
      HAL=HA+HL/2
C
Ъ,
REFERENCE CA POTENCIA LO ELEMENTE COMBUSTIVEL
Ú
C
      PT=.CCG41+(*U255*SluPAF
      00 40 1-1-3
      VN=V(1)
      PT1=P1*F1([)
      FE 628(1)&PT17A1[
      DO 50 L:1,10
      XL = L
      VN=V(1)+(XL-1)×C.5
      Üu 10 K÷1,13
      XK = K
      2(K)=-30.0(+(>K-1)*5
ć
Ç
USARAA CALCULD DA THAREANTURA DA AGUA
Ű
Ĺ
      TA(K)=T8+1+27L0K714.18*/E*CP1)*[2.04H1*AL1/(PI*AL*EL)/
     **(FLUXN())/vN)#($[N(P]#2(K)/(2_#H1))+SIN(PI#H/(2_#H1))}
Ć
C.
LARRAR CÁLCULC LA TEMPERATURA DA PAREDE
Ú
С
      TERTAINT.ST.SC.CIGE TO 101
      40-0.5656
      A1=0.0015
      60 IC iC4
 101
      18(IA(K).61.80.0)00 TO 102
      AC=6.6365
```

```
Ai=0.0012
      GU TE 1C4
      IF(TAIK).ST.100.300 YE 103
 102
      Au=C.7858
      A1+0.0052
      GG 16 1(4
 103
      AU+C.9317
      A1=C.CC:E
 104
      A=A1/2.
      G=8[+51*14[K]
      C=-FATGKK#(CHA#C.2)#FEC#M(I)/((VN/100.)##0.8)#
     #COS(PI#2(K)/(2.#H1))
      NEL]&=E*E-4.*¢*€
      3P(x)=F4(K)+(-8+SUFT(DELTA))/(2.*A)
C
ü
C***** CALCULE CA PRESSAC
C
Ú
      OHS=C.45F*1VA*VN1/(2.*G)
      ÜHA=(5.52C+C.ì7c+ZiK⊧)+[vN++1.75)/(2.*G)
      ОНЦ = СН S + СНА
      ÚH V= (VN≠ VN ) / (2. ¢€)
      PRE(K) = PET + FAL + Z(K) - DFL - DFV
Ċ
C
CARACLE CONTRACT
Û
£
      1SAT(K)=10(.*((FFE(K)/1033.2)**0.255)
ĉ
C
C###### CALEULC DE C156T
¢
           ÷ '
ι
      FUL>=FATCRXVFLU>>(|)+CES(FI+Z(K)/(2.+H1))
      OFSAT(K)=4.57*(PHE(K)/1333.2)**(-.23)*(FLUX**.35)
C
С
LARARA CALCULE DA TEMPERATURA DE EUDITCAC
¢
Ċ,
       TO (KI=TSAT (KI+CISAT(K)
     CONTINES
  1 G
Ċ.
C
七々水キタキ おみ手に入 とじら
                   RESULTACES
ċ
C
       wklTE(0,120)%)1,FUEXM(I)
     - FURMAT(1/1),///,LCX,10HPCTFNC1A =,F10,3,2X,4F(Kw),6X,
 100
      *13PFLUXE MELIC = , F7.3, 2X, 11H (WAT1/CM 211
C.
       WRITE(C,25C)FATCER,TE
      -ΕΘΚΜΑΤΙΖ,ΙΔΧΙΘΕΕΑΙCE ΟΕ ΓΙΟΧΟ Κ Ε,ΘΟ.Β,ΒΧ,
 200
     #11H12MP ENTR =,F7.3,20,3H(C))
Ŭ
       WRITELE.BECIWN.FILLI
```

			74
-	50	FURMATIZ, 16%, 28% VELOCIONE =, F7, 2, 2%, 08 (CM/S), 0%, 98 FUUXO N	=,
		$\frac{1}{2}$	
£			
		ARI(C(C)450)	
- 4	5 C	FORMATULEX,LEHORDENADA Z,60,13HTEMPERAT AGU4,2X,JHLEJ,	
		#10X,15HTEMPERAT PARECE,2),3H(C),7X,	
		417HTEMPERAT EBULICAC 2X.3H(C)./)	
5			
ι,			
		∧ TE(č,552)(č(J),1A(J),TF(J),TČ(J),J=1,13)</td <td></td>	
5	50	FORMAT(117,FC,177,FO.2,227,FO.2,20X,FB.2,7)	
£			
	50	CONTINUE	
	20		
	46	CONTINUE	
		SICP	
		ENC	

TABELAS

As tabelas a seguir contém resultados do programa THERMO . São apresentadas para três fluxos de neutrons diferentes, correspondentes às potências de 2MW, 5MW e 10MW no reator e diferentes velocidades de escoamento. Nota-se que a maior temperatura da parede, nas velocidades inferiores é superior à temperatura de ebulição no local, o que fará com que apareça o fenômeno da ebulição local.

GRÁF ICOS

Os gráficos contém os pontos das tabelas. Nestes gráficos, a seguinte convenção foi utilizada:

Velocidade = velocidade de escoamento da água Fluxo = fluxo médio de calor no caroço do reator T_{eb} = temperatura de ebulição ao longo do canal T_p = temperatura na superfície da placa combustivel T_a = temperatura média da agua ("bulk") no canal.

				-	TEMPERAT EPULICAC (C)	112.61	117.66	119.10	129-04	120.67	121.07	121.25	121-23	121-00	120+53	119.76	118-49	114.64
•		FLUXC MEDIC = 3.274 [WATT/CM 2]	TEMP EATH = 30.000 (C)	FLUXG N = 5.00 X 10 E12(N/CM2 5.	TENFERAT PAREDE (C)	30.84	54.34	74.90	92•35	106+52	117.25	124.42	127.51	127.63	123.52	115.56	103.79	CE * 88
-	Tabela C	∓ 43221.660 (W)	FLUXO K = 2.5CG	DE = 8.50 4CM/S1	TEMPERAT AGLA (C)	30*05	31.03	45 °E	36+54	44 • 5C	51.42	5 E. E5	¢€.2£	73°2C	75°16	63+75	86 . 67	£7°10
		FETENCIA	FATCR DE	A EL CC I CA	CFCFNACA Z	00°02 -	-25.00	-20.00	-15.00	-10.00	-5+CC	0.0	00*5	10.00	15.00	20.00	25.00	30.05

	Tabela C			
PCT ENC IA	= 43331.660 (NI	FLLXC PEDIC = 3.274 (WATT/CP 2)		
FATCR CE	FLUXO K = 2.500	TEMP ENTR = 30,000 (C)		
VELGCIDA	(S/42) 00°6 = 30	FLLXC N = 5.00 X 10 E12(N/CM2 S)		
JRCENACA Z	TEMPERAT AGUA (C)	TEMFERAT PAREDE (C)	TEMPERAT EPULICAC	(0)
-30.06	36.00	37.01	112.01	
-25+66	30+56	53.32	117.66	
- 20-00	52.73	73.11	115.10	
-15+00	36.06	85,92	120-64	
-10-00	5 3 - 64	103.57	120.67	
50°5-	5C+23	113+89	121-07	
0.0	57+25	120.75	121.25	
4 •00	¢4.2ć	124.92	121+23	
10.00	76.80	123,63	121+00	
15.00	76.43	119.51	120.53	
20+02	EC. 77	111.68	115.76	
25+00	82+52	100.16	116 . 45	
30.00	E4.5C	85.07	114.84	

	Tabela C	i.3		
PCTENCIA	= 43331•£€Q { µ}	FLLXC PECIC = 3.274 (WATT/CM 2)		
FATOR DÉ	FLUX0 K ≠ 2.50C	TEMP ENTR = 30.000 (C)		
VELCCIDAC	CE = 5.50 (CM/S)	FLLXC N = 5.00 X 10 E12(N/CM2 S	-	
CREENDCA Z	TEMPERAT AGUA (C)	TEMPERAT PARECE (C)	TEMPERAT EBULICAD (C)	
-30,00	30.00	30 • 77	113.61	
-25aLC	50-55	52.40	111.66	
-20.00	33.53	71.47	115.10	
-15-00	31.64	87.70	120.04	
-16.00	42.57	100.68	120.67	
-5°CC	45.17	110.82	121.67	
0-0	54, 81	117.39	121.25	
5.00	. 62. 4 t	120.447	121.23	
10.00	6E. 6C	119.98	121.00	
15.00	22+55	115.88	129.53	
20-00	76.10	108.16	115.76	
25+00	86.470	56 ° 83	118-45	
20+05	£1.63	82.19	114.84	

PUTENC IA	1 # \$3331+€€C { #1	FLLYC PECIC = 3+274 (WATT/CM 2)		
FATCR CE	FLUXO K = 2.50C	TEMP ENTR = 30.000 (C)		
VELCCICA	UE = 10.00 (CM/S)	FLUXE N = 5+00 X 10 E120/CM2 S		
CREENALA Z	TEMPERAT AGLA (C)	TERFERAT PAREDE (C)	TEMPÉRAT EÉULICAO	10
-30*00	36.00	30.74	112,81	
-25.00	30+ EE	51.55	117.66	
-20.60	13 36	96 - 96	115-11	
-15.00	37.26	85 ° 66	120.14	
-10.00	42+32	68•40	120.67	
-5.60	46.21	108400	121.07	
J*3	54 52	114.32	121-25	
5.06	¢C.• 84	117.23	121.23	
10.00	£6.72	116.65	121+63	
15.00	71.75	112.57	120.53	
20*02	75. 65	104.97	115.76	
25.00	76.17	63-93	116.45	
30-00	35.05	19.59	114-84	

Tabela C-1.4

:

:

	ر ۱ ۱ ۲ ۲	- -		
PCTENCIA	= 43331.660 (N)	FLLXG PECIC = 3.274 (WATT/CM 2)		
FATOR DE 1	FLUXO K = 2.500	TEME ENTR = 30.000 (C)		
VELGCIDAC	E = 10.5G (CM/S)	FLUXC N = 5.00 X 10 E12(N/CM2 S)		
CRENALØ 2	TEMPERAT AGLA (C)	TEMFERAT PARECE (C)	TEMPERAT EBULICAU IC	.
- 30-00	30-00	30.71	113+61	
-25.00	30 - 84	50+77	117.66	
-20°C0	33+2C	68.58	61.911	
-15+60	15*98	83.78	120-04	
-10.00	41.74	96.12	123.67	
-5.00	42+34	105.49	121.07	
0.0	53 . 3£	111.48	121.25	
5+00	54.37	114.24	121.23	
10.60	£4 * 53	113.60	121.60	
15.00	65. EC	109.53	120+53	
20*00	73.51	102.05	115.76	
25 . 0ú	75.87	91.24	116.45	
30-00	76.71	77.24	114.84	

¢

	Tabela C	-1.6		
PQfENEIA = 43331	-660 L MI	FLUXC MECIC = 3.274 (WATT/CM 2)		
FATOR DE FLUXC K	= 2.50C	TEMP ENTR = 30.000 (C)		
VELCCIDAGE = 15	•50 (CM/S)	FELXC A = 5.00 X 10 E12(A/CH2 S)		
SPCENACA Z TEMP	ERAT AGLA (C)	TEMFERAT PAKEDE (C)	TEMPERAT RELLICAD (C	-
-30.00	30,60	30.52	112+69	
- 25 °CC	30. 57	45.46	117,65	
-20+66	32.16	00 * 65	115.19	
-15.00	34•¢E	70.469	120+04	
-10.00	31 - 55	80 • 20	120+67	
-5-00	51°15	87.28	121°07	
6+0	45. E2	22.12	121.25	
5.60	59 °55.	93.55	121.23	
10+00	53 - 65	92.57	121.60	
00*51	5e. 9e	68+83	120.53	
20-00	55 . 4E	82+40	115.76	
25+00	61.C7	73.40	11e-45	
30.05	6].64	62+07	114.64	

:

ł

i

li

|:

DINTITUTO LA PERQUISIES ENTRA L'UNICOS E NUCLI ARES I DE EL R.

	Tabela (2-2.2		
FCTENCIA	: ≠1083254125 (H)	FLUXC MEDIC = 8.184 (WATT/CM 2		
FATCR CE	: FLUXO K = 2,500	TEMP ENTR = 30.900 (C)		
VELCCICA	ADE = 25+50 (CM/S)	FLUXE N = 12.50 X 10 E12(N/CM2 (7	
CHEENAEA Z	TEMPÉRAT AGLA (C)	TENFENAT PAREDE (C)	TERPERAT EELLICAC (C)	-
-30*00	30.05	3C • 88	114,42	
-25.00	36. 66	55.01	115.65	
-20-00	52 ° 88	75.78	121.65	
-15.00	11.5	63-10	122.51	
-10.00	42.CE	106.85	123+75	
-5+00	47.85	116.91	124.27	
0° U	54 C4	123.18	124.48	
5.00	£C• 23	125.58	124.42	
10.00	66.0C	124.04	124°נ7	
15-00	7C • 57	118.55	123*35	
20*02	5L*+L	109.12	122.30	
25+00	71.22	95+81	12C.51	
30.00	7E.05	78.73	115.45	

	Tabela C	2	
FCTENC1#	=106325,125 (M)	FLLXC PECIC = 8.184 14ATT/CM 21	
FATUR CE	FLUX0 K = 2,5CC	TEMP EATR = 30.000 (C)	
VELCCIDA:	CE = 24.00 (CM/S)	FLEXC N = 12.50 X 10 E12(N/CM2 S)	
CHLENDCA Z	TEMPERAT AGLA (C)	TEMFERAT PAREDE (C)	TEMPERAT EEULICAC (C)
	30+10	31.464	114.42
-25+66	36.85	54 • 65	115+65
-26.00	рт ГЧ Ф РК ХЪ	75.15	121.65
-15.00	36.56	92.26	122.51
-10°CC	41.65	175.84	122,75
-5+00	47.51	115.78	124.26
0.0	53 . 56	12:.56	124.46
5.00	33 * 53	124.30	124042
10°CC	£5,31	122.74	124.67
15.01	7C.1£	117.27	12:4:25
20*02	13. 53	16°201	ns,su
25-00	76.31	54°71	13*,21
30.60	77°16	77.80	115.45

.

FCTENC14	1 =106325,125 (4)	FLUXC PECIE = 8.184 (MATT/CM 2)		
FATCH DE	: FLUXD K = 2+500	TEMP ENTR = 30,000 (C)		
VELCCICA	ADE = 26.50 (CM/S)	FLUMC N = 12.50 X 10 E120N/CM2 S	_	
CFCENVER 7	()) AGLA (C)	TENFFRAT PAREDL (C)	TEMPERAT FELLICAC	(C)
-3 t • 6t	30.00	15 H · · · ·	114.42	
-2500	30° E	54 . 31	115,45	
-20+00	1 1	74.54	121.45	
-15.60	34.65	91.44	15°221	
-10.10	41°62	194.86	123。75	
-5.00	47.16	114.68	124.26	
0-0	53 . 13	12'.,77	124.45	
5+00	55*55	123.05	124.42	
10.00	64 • 64	121.48	124057	
15.00	£5•42	116.04	123-35	
20+02	73°1C	136.74	122.30	
25.00	75.44	93.66	120°51	
30.00	16.27	06 ° 91	115.45	

Tabela C-2.4

;

:

.

	Tabela C	c-2.5		
FCTENCI	T = 10€326*128 T M1	FLLXC PECIC = 8+184 (MATT/CP 2)		
FATCR C	E FLUXU K = 2+5CC	TEMP ENTR = 30.000 (C)		
VELCCID	ACE = 21+CO (CM/S)	FLLAC N = 12+50 X 19 ELZIN/CH2 SI		
CRCENPCA Z	TEMPERAT AGLA ICI	TEMFERAT PAREDE (C)	TEMPERAT EPULICAC ((C)
-30-00	36.60	30.84	114.42	
JJ-52-	13 ° 05	53.57	115.65	
- 20-00	11.55	73,96	121.65	
-15.00	36+72	93465	122491	
-10.00	41.41	103.52	123.75	
-5.60	4 6. E£	113.61	124*26	
0.0	52+ 71	119461	124.45	
5,00	41 41 40 41	121.85	124.42	
10-00	£4+0C	120.27	124.07	
15.00	£6. £5	114。84	123-35	
20+02	72.31	195.61	122+30	
25.00	14.60	92 ° 63	150*61	
30.05	75*42	76.04	115.45	

:

•

	Tabela (c-2.6		
FCTENC14	(4) 521°52801= V	FLLXC MECTC = 8+184 {WATT/CM 2}		
FATCR DE	E FLLXO K ≈ 2.500	TEMP ENTH = 30.000 (C)		
VELCCICI	ACE = 32.50 (CM/S)	FLEXG N = 12.50 X 10 E12(N/CM2 51		
CFCENZCA Z	TEMFERAT AGUA (C)	TEPERAT PAREDE (C)	TEMPERAT EGULICAC (C)	.
- 30.400	36.466	30.72	114.42	
-25+00	3C. EE	50.87	115-65	
-20-00	35*22	68 - 49	121.45	
-15-00	ы 9 9 9	83.30	122,51	
- 10 +00	35.46	95.08	123.75	
-5.00	44.01	103.64	124=26	
0° 0	46.66	108.87	124.48	
5.00	52.72	110.66	124,42	
90°01	56.25	108.97	124.07	
15+00	£2.15	103.82	123+35	
20.05	65 . 15	95*23	122.25	
25.00	£ 7. C 5	83, 34	120+51	
30.00	£7.73	68.29	115.44	

	I GDC I G	1 - 0 - 1		
FCTENC IA	=216656.250 (h)	FLLXC PECIC = 16.368 (MATT/CM 2)		
FATOR DE	£LUXC K = 2.50C	TEMP ENTA = 30.000 (C)		
VELCCICA	CE = 55.00 (CM/S)	FLUXÇ A = 25.00 X 10 E121A/CM2 S		
CFEENACA Z	TEMPERAT AGLA (C)	TEMPEPAT PAREDE 10)	TEMPERAT SEULICAC (C)	5
-30-00	3C*3E	30° 55	115.62	
00*52-	3C. EC	56.76	121.72	
-20.00	33.05	78.62	124-15	
-15.00	36.60	5\$•\$ن	125.77	
- 10 + 00	41.2C	110.66	126+82	
-5,00	4¢= 55	120.73	127.45	
0-0	52=29	126.71	127.71	
5.00	5 E. C2	128。56	127.60	
10.65	63 . 36	126.21	127,12	
15.00	67.55	115.68	126.24	
20+02	71.54	108.58	124.62	
25+00	51 °EL	94.16	122+53	
30+66	74.55	75.30	116.04	

I

:

4

•

ļ

ł

	Tabela (- O - D		
POTENC IA	=216656"250 (W)	FLLXC PECIC = 16.368 (WAT1/CM 2)		
FATCR CE	FLUXO K = 2.500	TEMP ENTA * 30+000 (C)		
VELCC IDAI	CE = 55.56 (CM/S)	FLUXE N + 25400 X 10 ELZ(N/CM2 S)		
CRCENACA Z	TEMPERAT AGLA (C)	TEMÉRAT PAREDE (C)	TEMPERAT FOULICAC	(0)
- 30 + 00	30*32	30 - 54	115.02	
-25.00	36. 75	56+59	121.72	
03-02-	33.Q2	78.31	124+15	
-15.00	36.54	60.19	125°17	
- 10°CC	41.10	110.18	126.62	
-5.00	46.4]	120.18	127.45	
0*0	52+05	126.13	127.71	
5.00	57.76	127-95	127.60	
16.00	63 , CE	125.60	127.13	
15.0C	67.65	60*511	126.24	
20*00	71+16	108.42	124.E2	
25.00	72+35	53.67	122-53	
30.05	74.15	14.50	116.04	

	Tabela C	••• 1		
PGT ENC IA	1 =216656.25C (4)	FLLXC PECIC = 16.368 (WATT/CM 2)		
FÅTGR CE	: FLUXO K = 2.500	TEMP EATR = 30.000 (C)		
VELCCICA	10E = 56.CC (CM/S)	FLUXE N = 25+00 X 10 ELZ(N/CM2 S	-	
CREENALA Z	TEMPERAT ACLA (C)	TEMFERAT PAREDE (C)	TEMPERAT EFULICAO	())
-30-00	30.00	50 • 03	115.92	
-25.00	30 - 75	56.41	121.72	
-20.00	33+00	18-01	124.15	
-15.60	36.45	62 • 56	125.77	
-10.00	41.00	109.69	126+62	
-5.00	46.26	119.64	127.45	
0 • J	51.55	125,55	127.71	
5.00	н) 41 — 41	127+35	127.60	
10.00	52*16	125.00	127.13	
15.00	£1.3]	118+50	126.24	
26.60	7C. EC	107+88	124.82	
25.00	13.01	63*16	122+52	
20.00	73.75	74.50	116.64	

.

.

2

¢,

PCTENC1A	. Tabela C ≈216656.256 (N)	1.3.4 Fluxe Peets = 16.368 (Matt/CM 2)	
FATCR CE	FLUXG K = 2.50C	TEMP ENTR = 30.000 (C)	
V EL CC ICAI	CE = 54.5C (CM/S)	FLLXC N = 25.00 X 10 ELZ(N/CM2 S	
GENDLA Z	TEMFERAT AGL& (C)	TEMPESAT PAREDE (C)	TEMPERAT EBULICAG (C)
-30.60	30-00	30 + 93	115-02
-25.60	3C - 7E	56 o 24	121.72
-20.60	12 - 51	11+71	124.15
-15.00	36.42	95 . 39	125.77
- 16+00	35 ° 37	109-22	126.82
-5.00	46.11	119.11	127.45
0•0	51°1C	124.56	127,71
5.00	52 * 25	126.76	127.60
10.00	6Z,5C	124.41	127.13
15.00	66,5E	117.53	126=24
20.05	70.43	107+34	124.82
25.00	72.42	92.71	122.52
30+06	15*51	74,11	116.04

·· .

W.0.7.11.11.44

and and a second second standard and the second second second second second second second second second second

L

ı

ï

	Tahela	C-0.5		
PCTENCIA	=216656+250 (W)	FLUXC PECIC = 16.368 (WATT/CP 2		
FATCR DE	FLUXO K = 2.500	TEMP ENTR = 30.000 (C1		
VELGCIDA	CE = 57.60 (CM/S)	FLUXC N = 25.00 X 10 E12(N/CM2	s I	
CREENDED Z	TEMFERAT AGLA (C)	JENFERAT PAREDE (C)	TEMPERAT ERULICAC	-
-30.00	36. 00	30.92	115.62	
-25.00	30.77	56+07	121-12	
-20-00	32. 54	17.41	124.15	
-15.00	36+37	95°00	125.77	
- 10.66	40.61	108+75	126.82	
-5+00	45°34	118.59	127-45	
0,6	51.51	124.42	127.70	
5.60	57.05	126.18	127.60	
10-00	£2+21	123.83	127+13	
15.60	ćć. ćć	117.36	126.24	
20.00	3C.CE	106.81	124,82	
25-00	72.25	92 - 24	122,52	
00-05	73.02	73.72	116.64	

.....

•

:

. . .

Ï

	Tabela (c-ĉ.6	
PGT ENC IA	1 =216656.250 (#}	FLUXC PECIC = 16.368 (WATT/CM 2)	
FATOR DE	: FLUXO K = 2.500	16MF ENTR = 30.000 (C)	
VELCCIUA	ICE = 62.50 (CM/S)	FLUXC N = 25.00 X 10 E121N/CH2 (5)
CFCENDCA Z	TEMPERAT AGLA (C)	TENFERAT PAREDE (C)	TEMPERAT ERLLICAC (C)
-5C•CC	30-00	30 • B6	20-21
±25.00	36.76	54 . 35	121.71
- 20-00	32.65	74.42	124.18
-15.00	25. 81	10*16	125.77
- 10 - 00	35 . 86	104.00	126.El
-5.00	44.57	113*27	127.44
C.+ D	45.62	118.72	127.7C
5.00	54.67	120+28	127.60
10.00	35•35	117.92	127.12
15+00	62.43	111.64	126.23
20,00	66a55	101.48	124.81
25.00	ćf.52	87.53	122.52
30-00	65°54	69*60	116.04

|| || •

:

į




















-

APÊNDICE D

Comprimentos, sccções e diametros hidráulicos de um elemento combustível normal.



[02

APENDICE E

Dados experimentais: Medidas de temperatura do refrigerante, agua, através do caroço do reator.

Para a obtenção destes resultados, utilizou-se o simulacro de um elemento combustivel como suporte para três termopares tipo T , de cobre-constantan. Este elemento foi colocado na posição 37

da placa matriz, junto aos elementos combustíveis.

Como monitor de temperatura utilizou-se um registrador de temperatura multipontos, marca Honeywell modelo Eletronik, para termopares tipo T. Para interligação entre os termopares e o registrador foi utilizado um fio de compensação, do mesmo material dos termopares.

Os resultados obtidos foram os seguintes:

ΤI	Τ2	Τ3
31,4	33,0	34,0
30,0	31,5	32 ,2
28,7	30,5	31,3
28,0	29,5	30,4
27,8	29,2	30,3
26,7	28,3	29,1
25,0	26,5	27,5

onde :

- T! = temperatura (ºC) no topo das placas do elemento combustíve!.
- T2 = temperatura (PC) no meio do elemento combustível.
- 13 = temperatura (°C) na parte inferior das placas do elemento combustível.

Estes resultados experimentais foram obtidos com a pôtencia do reator em 2MW e a vazão do circuito primário em 636 m³/h.

Podemos dizer que a vazão efetiva que passa pelo caroço do reator é aproximadamente 93% da vazão total, passando os restantes 3% pelos elementos de irradiação e por fora da placa matriz.

Sabendo-se que:

 $A_e = 858 \text{ cm}^2$ (vide Apendice D e Fig. 2.7) = area de escoamento $v_a = 636 \times 0.97 = 618 \text{ m}^3/\text{h}$ = vazão volumetrica pode-se calcular a velocidade de escoamento da água: $V_e = v_a/A_e$ 618 m³/h

 $v_e = \frac{618 \text{ m}^3/\text{h}}{858 \text{x} 10^{-4} \text{m}^2 \text{x} 3600 \text{ s/h}}$ $v_e = 200 \text{ cm/s}$

Utilizando-se a equação 2.12 com V_e = 200 cm/s e a potência do reator 2MW para diversas temperaturas de entrada, obtemos as curvas (linhas continuas) da Fig. E-I.

Para podermos comparar a teoria empregada com os resultados experimentais, foram colocados nesta mesma figura os pontos (X) que representam TI, T2 e T3, obtidos na leitura de temperaturas por meio dos termopares.

Pode-se notar então, a pequena discordância existente entre a teoria e os resultados experimentais.





X : Medida experimental.

CONCLUSÃO

Observando-se a figura E-1, verificamos que existe uma grande concordância entre as medidas experimentais realizadas no caroço do reator e as curvas teóricas cujas equações foram desenvolvidas neste trabalho.

Mostrou-se desta forma que o modelo utilizado neste trabalho pode ser utilizado em projetos de dispositivos de irradiação, onde teremos o controle sobre a vazão do refrigerante e consequentemente o controle sobre a temperatura no elemento combustível a ser ensaiado.

Conhecendo-se com precisão o perfit do fluxo de neutrons térmicos e desenvolvendo-se um programa de computador mais sofisticado, poderemos desenvolver dispositivos que simulem as condições existentes em um reator à água pressurizada.

BIBLIOGRAFIA

 AGERON, P. ; FABREGA, S. ; SKOK, J. <u>Siloe. Reacteur</u> <u>piscine de recherches de puissance superieure</u> <u>a 10 MW. : Hydraulique et thermique</u>. Grenoble, Centre d'Etudes Nucleaires de Grenoble, 1963. [Congres sur l'utilisation des reacteurs de recherches. São Paulo - 4 au 8 novembre 1963].

- 2. BAAS,C. ; DELCROIX,V. ; JACQUEMAIN,M. ; MAROUBY,R. ; MEURNIER,C. ; DE ROBIEN,E. ; ROSSILON,F. <u>Rapport de surete de Melusine apres augmentation</u> <u>de puissance a 4 MW</u>. Grenoble, Commissariat a L'Energie Atomique, 1967. (CEA-R 3131).
- 3. BREANT, P. ; GRAF, J.J. ; MARFAING, R.J. ; ZECEVIC, W. <u>Utilisation du reacteur de recherche Osiris</u> <u>pour les etudes du comportement du combustible</u> <u>dans des conditions accidenteiles</u>. Saclay, <u>Centre d'Etudes Nucleaires de Saclay, 1975</u>. | Communication présentée à la Première Conférence Nucléaire Européenne. Centre International de Paris, 21 - 25 avril 1975].
- BULLOCK, J.B. <u>Calculation of maximum fuel clading</u> <u>temperature for two megawatt operation of the</u> <u>Ford Nuclear Reactor</u>. Ann Arbor, The University of Michigan, 1962. (Memorandum Report Nº 1).

- 5. CINTRA FILHO, J.S. <u>Contribuição à solução dos problemas</u> <u>de transferência de calor em dutos de secção re</u>-<u>tangular</u>. São Paulo, Instituto de Energia Atômica, 1976. (IEA Diss-010).
- 6. DIEGUES?J.A.D. <u>Alguns problemas de hidrodinamica e con-vecção de calor em reatores de potencia, segundo aulas do Dr. W.R.Gambill</u>. São Paulo, Instituto de Energia Atomica, 1969. (IEA Inf- 012).
- 7. EL-WAKIL,M.M. <u>Nuclear heat transport</u>. Scranton, International Textbook, 1971.
- GAMBILL,W.R. & BUNDY,R.D. <u>HFIR Heat-transfer studies</u> of <u>turbulent waterflow in thin rectangular</u> channels. Oak Ridge, Oak Ridge National Laboratory, 1961. (ORNL-3079).
- 9. GLASSTONE, S. <u>Principles of nuclear reactor engineering</u> Princeton, Van Nostrand, 1955.
- 10. JACQUEMAIN, M. <u>Refonte de Melusine Augmentation de</u> <u>puissance</u>. Grenoble, Commissariat a L'energie Atomique, 1965. (G/Pi 347-1123/65).
- 11. KREITH, F. <u>Principles of heat transfer</u>. Scranton, International Textbook, 1965.

- 12. LAFAY, J. <u>Flux maximum admissible dans le canal chaud</u> <u>en evitant l'ebulition locale</u>. Grenoble, Centre d'Etudes Nucléaires de Grenoble, 1963.(Note TT nº149)
- 13. LAFAY J. Formules utilisables pour le calcul thermique d'un reacteur de recherche refrigere a l'eau. Grenoble, Centre d'Etudes Nucleaires de Grenoble, 1964. (Note TT nº 167).
- 14. LAFAY J. Formules de transfert de chalcur dans une cellule. Demonstration de quelques resultats de la <u>Note TT nº 167</u>. Grenoble, Centre d'Etudes Nucleaires de Grenoble, 1964. (Note TT nº 168).
- 15. MARTIN,R.D. <u>Modification of the Ford Nuclear Reactor for</u> <u>10 megawatts operation</u>. Ann Arbor, The University of Michigan, 1963.
- 16. MERCHIE, F. <u>Etude thermique de l'augmentation de puissan-</u> <u>ce de Siloe</u>. Grenoble, Centre d'Etudes Nucleaires de Grenoble, 1965. (Int/Pi 760~1314/65).
- 17- MERCHIE F. Evolution des flux neutronique et thermique dans les elements combustibles en fonction de l'irradiation. Grenoble, Centre d'Etudes Nucleaires de Grenoble, 1967. (Int/Pi 713-07/67).



- 18. MEUNIER,C. <u>Calcul du taux de combustion des éléments</u> <u>combustibles de Melusine et Siloe</u>. Grenoble, Centre d'Etudes Aucleaires de Grenoble, 1964. (Note Siloette Nº 3, Int/Pi 903-22/64).
- 19. MIRSUAK, S. & DURANT, W.S. <u>Heat flux at burnout</u>. Aiken, E.I. Du Pont de Nemours and Co., 1959. (DP-355)
- 20. PILE MELUSINE. ETUDE DES TEMPERATURES MAXIMA ATTEINTES DANS LE COEUR EN CAS DE DISJONCTION DES POMPES. Grenoble, Société Grenobloise d'Etudes et d'Applications Hydrauliques, 1958. (SOGRÉAH R-4709)
- 21. RELATÓRIO DE ANÁLISE DE SEGURANÇA DO IEAR-I MODIFICADO. São Paulo, instituto de Energia Atômica, 1974.
- 22. RENNER,C. ; DIAS,M.S. ; ORTEGA,A. <u>Flux measurements of</u> <u>thermal and fast neutrons at locations available</u> <u>for sample irradiation in the IEAR-1 facility</u>. São Paulo, Instituto de Energia Atômica, 1976. (IEA Pub-456)
- 23. SEMERIA,R. & VERNIER,P. <u>Experimentations effectuees</u> <u>par les laboratoires du CEN/G autour des reacteurs</u> <u>Siloe et Melusine: Problemes speciaux de transferts</u> <u>thermiques</u>. Grenoble, Centre d'Etudes Nucleaires de Grenoble, 1963. | Congres sur l'utilisation des reacteurs de recherches. São Paulo- 4 au 8 novembre 1963].

- 24. SKOK, J. <u>Calcul des pertes de charge dans le coeur</u>. Grenoble, Centre D'Etudes Nucleaires de Grenoble, 1961. (Epi 61-191)
- 25. STANDARD FUEL ELEMENT. New Haven, United Nuclear Corporation, 1967. (Drawing № D-4000000)
- 26. TOP PLAN AND ELEVATION FOR POOL REATOR. New York, The Babcock & Wilcox Co., 1956. (Dwn Nº 41124 & Nº 41127)
- 27. VERNIER, Ph. & FOURNIER, J. <u>Calcul de la temperature</u> <u>de paroi au point chaud et la repartition de flux</u> <u>calorifique dans le reacteurs a recherche</u>. Grenoble, Centre D'Etudes Nucleaires de Grenoble, 1964. (Note TT Nº 171)
- WEAST,R.C., ed. <u>Handbook of chemistry and physics</u>.
 53.ed. Cleveland, The Chemical Rubber Co., 1972.